

(19)



Europäisches Patentamt  
European Patent Office  
Office européen des brevets



(11)

EP 0 576 970 B1

(12)

## EUROPÄISCHE PATENTSCHRIFT

(45) Veröffentlichungstag und Bekanntmachung des  
Hinweises auf die Patenterteilung:  
14.01.1998 Patentblatt 1998/03

(51) Int Cl. 6. C07F 17/00, C08F 10/00

(21) Anmeldenummer: 93109966.7

(22) Anmeldetag: 22.06.1993

**(54) Metallocene mit arylsubstituierten Indenylderivaten als Liganden, Verfahren zu ihrer Herstellung und ihre Verwendung als Katalysatoren**

Metallocenes with arylsubstituted indenyl-derivatives as ligands, process for their preparation and their use as catalysts

Métallocènes contenant des dérivés d'indène aryl-substitué comme ligands, procédé de préparation et application comme catalyseurs

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
AT BE CH DE ES FR GB IT LI LU NL SE

- Bachmann, Bernd, Dr.  
D-6239 Eppstein/Ts. (DE)
- Spaleck, Walter, Dr.  
D-6237 Liederbach (DE)
- Winter, Andreas, Dr.  
D-6246 Glashütten/Ts. (DE)
- Rohrmann, Jürgen, Dr.  
D-6233 Kelkheim/Ts. (DE)

(30) Priorität: 27.06.1992 DE 4221244

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung:  
05.01.1994 Patentblatt 1994/01

(60) Teilanmeldung: 97107297.0

(73) Patentinhaber: HOECHST  
AKTIENGESELLSCHAFT  
65926 Frankfurt am Main (DE)

(56) Entgegenhaltungen:  
EP-A- 0 344 887 EP-A- 0 485 821  
EP-A- 0 485 823 EP-A- 0 530 647

(72) Erfinder:

- Küber, Frank, Dr.  
D-6370 Oberursel (DE)

Bemerkungen:

Teilanmeldung 97107297.0 eingereicht am  
02/05/97.

EP 0 576 970 B1

Anmerkung: Innerhalb von neun Monaten nach der Bekanntmachung des Hinweises auf die Erteilung des europäischen Patents kann jedermann beim Europäischen Patentamt gegen das erteilte europäische Patent Einspruch einlegen. Der Einspruch ist schriftlich einzureichen und zu begründen. Er gilt erst als eingelegt, wenn die Einspruchsgebühr entrichtet worden ist. (Art. 99(1) Europäisches Patentübereinkommen).

**Beschreibung**

Die vorliegende Erfindung bezieht sich auf neue Metallocene mit arylsubstituierten Indenylderivaten als Liganden, die sehr vorteilhaft als Katalysatorkomponenten bei der Herstellung von Polyolefinen mit hoher Isotaktizität, enger Molmassenverteilung und sehr hoher Molmasse verwendet werden können.

5 Polyolefine mit hoher Molmasse besitzen insbesondere Bedeutung für die Herstellung von Folien, Platten oder Großhohlkörpern oder Formteilen, wie beispielsweise Rohren.

Aus der Literatur ist die Herstellung von Polyolefinen mit löslichen Metallocenverbindungen in Kombination mit 10 Aluminoxanen oder anderen Cokatalysatoren, die aufgrund ihrer Lewis-Acidität das neutrale Metallocen in ein Kation überführen und stabilisieren können, bekannt.

Lösliche Metallocenverbindungen auf der Basis von Bis(cyclopentadienyl)zirkon-dialkyl bzw. dihalogenid in Kombination mit oligomeren Aluminoxanen können Ethylen mit guter und Propylen mit mäßiger Aktivität polymerisieren. Man erhält Polyethylen mit enger Molmassenverteilung und mittlerer Molmasse. Das auf diese Weise hergestellte 15 Polypropylen ist ataktisch und hat eine sehr niedrige Molmasse.

Die Herstellung von isotaktischem Polypropylen gelingt mit Hilfe des Ethylenbis(4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)zirkoniumdichlorids zusammen mit einem Aluminoxan in einer Suspensionspolymerisation (vgl. EP 185 918). Das Polymer besitzt eine enge Molmassenverteilung. Besonderer Nachteil dieses Verfahrens ist, daß bei technisch relevanten Polymerisationstemperaturen nur Polymere mit sehr niedriger Molmasse hergestellt werden können.

Es wurde auch eine spezielle Voraktivierungsmethode des Metallocens mit einem Aluminoxan vorgeschlagen, 20 welche zu einer beachtlichen Steigerung der Aktivität des Katalysatorsystems und zu einer deutlichen Verbesserung der Kornmorphologie des Polymeren führt (vgl. DE 37 26 067). Die Voraktivierung erhöht die Molmasse jedoch nicht wesentlich.

Weiterhin sind Katalysatoren auf der Basis von Ethylenbisindenylhafniumdichlorid und Ethylenbis(4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)hafniumdichlorid und Methylaluminoxan bekannt, mit denen durch Suspensionspolymerisation höhermolekulare Polypropylene hergestellt werden können (vgl. J. Am. Chem. Soc. (1957), 109, 6544). Unter technisch relevanten Polymerisationsbedingungen ist jedoch die Kornmorphologie der erzeugten Polymere nicht befriedigend und die Aktivität der eingesetzten Katalysatorsysteme vergleichsweise gering. Verbunden mit den hohen Katalysatorkosten ist somit mit diesen Systemen eine kostengünstige Polymerisation nicht möglich.

Eine deutliche Steigerung der Molmasse konnte durch die Verwendung von Metallocenen erreicht werden, bei 30 denen die durch eine Brücke fixierten aromatischen  $\pi$ -Liganden in 2-Stellung (vgl. DE 40 35 886) oder in 2- und 4-Stellung (vgl. DE 41 28 238) Substituenten tragen.

Eine weitere Steigerung der Molmasse wurde durch die Verwendung aromatischer  $\pi$ -Liganden mit Substituenten in 2-, 4- und 6-Stellung (vgl. DE 41 39 596) sowie aromatischer  $\pi$ -Liganden vom 4,5-Benzoindenylyp erreicht (vgl. DE 41 39 595).

35 Die letztgenannten Metallocene mit den genannten Substituenten sind in dieser Hinsicht bei einer Polymerisationsstemperatur von 70°C bereits sehr leistungsfähig. Trotzdem sind die erzielbaren Molmassen bei der technisch optimalen Polymerisationsstemperatur von 70°C für viele technische Anwendungen wie beispielsweise die Herstellung von Polymeren für Rohre und Großhohlkörper sowie spezielle Fasern noch zu gering.

Unter dem Zwang großtechnisch kostengünstiger Produktion muß bei möglichst hohen Reaktionstemperaturen 40 polymerisiert werden, da bei höheren Polymerisationstemperaturen die entstehende Reaktionswärme mit weniger Kühlmedium abgeführt werden kann. Daher kann der Kühlwasserkreislauf deutlich geringer dimensioniert werden.

Ein häufig auftretender Nachteil der löslichen (homogenen) Metallocen-/Methylaluminoxan-Katalysatorsysteme in 45 Verfahren, bei denen das gebildete Polymer als Feststoff anfällt, ist die Ausbildung von starken Belägen an Reaktorwänden und Rührer. Diese Beläge entstehen durch Agglomeration der Polymerpartikel, wenn das Metallocen, oder Aluminoxan, oder beide gelöst im Suspensionsmedium vorliegen. Derartige Beläge in den Reaktorsystemen müssen regelmäßig entfernt werden, da diese rasch erhebliche Stärken erreichen, eine hohe Festigkeit besitzen und den Wärmeaustausch zum Kühlmedium verhindern.

Es ist daher vorteilhaft, Metallocene in geträgerter Form einzusetzen. Ein effizientes und einfaches Verfahren zur 50 Trägerung von Metallocenen, das universell in allen Polymerisationsverfahren einsetzbar ist, ist vorgeschlagen worden (vgl. EP-A-578 838).

Ein weiterer Nachteil im Fall der stereospezifischen Polymerisation prochiraler Monomere, z.B. von Propylen, mit Metallocenkatalysatoren ist die relativ niedrige Isotaxie, die sich im Falle von isotaktischem Polypropylen in niedrigen Schmelzpunkten auswirkt. Insbesondere Metallocene mit Substituenten in 2- und 4-Stellung und speziell rac-Dimethylsilyl bis(2-Methyl-4-isopropyl-indenyl)zirkondichlorid in Kombination mit Methylaluminoxan liefern im Fall von Propylen ein Polymer mit hoher Isotaktizität und daher hohem Schmelzpunkt (vgl. EP-A-530 647). Trotzdem sind die erzielbaren Schmelzpunkte bei technisch relevanten Polymerisationstemperaturen (z.B. 70°C) für einige technische 55 Anwendungen zu niedrig.

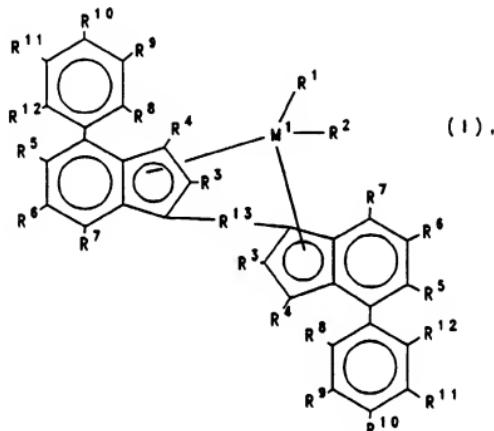
Es gibt allerdings auch technische Anwendungen, bei denen niedrige Schmelzpunkte erwünscht sind.

Es bestand die Aufgabe, ein Verfahren und/oder ein Katalysatorsystem zu finden, das Polymere mit sehr hoher Molmasse und im Fall der isospezifischen Polymerisation prochirale Monomere Polymere mit hoher Isotaxie in großer Ausbeute erzeugt. Durch Trägerung könnten die aus dem Stand der Technik bekannten Nachteile durch Belagsbildung und hohen Feinkontanteil vermieden werden. Durch Verwendung von Wasserstoff als Molmassenregler sollte dann der gesamte Bereich der technisch interessanten Molmassen mit nur einem Metallocen abgedeckt werden können.

Es wurde nun gefunden, daß Metallocene mit speziellen Indenylderivaten als Liganden geeignete Katalysatoren (Katalysatorkomponenten) bei der Herstellung von Polyolefinen mit hoher Molmasse, insbesondere bei Verwendung prochiraler Monomere von isotaktischen Polyolefinen mit sehr hoher Molmasse und sehr hoher Isotaxie sind.

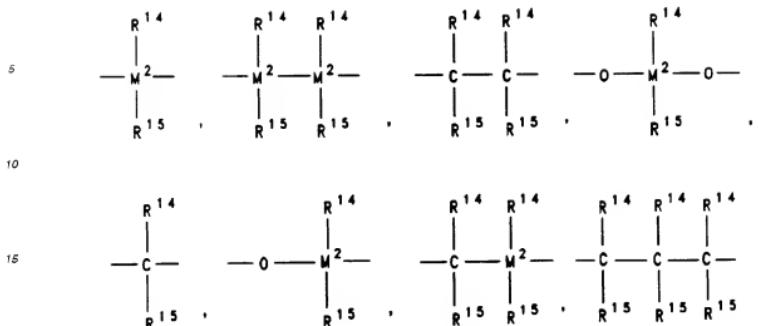
Durch Umsetzung dieser löslichen Metallocene mit einer geträgerten aluminiumorganischen Katalysator-Komponente entsteht ein Katalysatorsystem, das zur Aktivierung keinen zusätzlichen Cokatalysator benötigt und die Ausbildung von Reaktorbelägen vollständig vermeidet.

Die vorliegende Erfindung betrifft daher Verbindungen der Formel I:



worin

M<sup>1</sup> ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems ist,  
 R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkyl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkoxy-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryloxy-, eine C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-Alkenyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Alkylaryl-, eine C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkenyl-, eine OH-Gruppe oder ein Halogenatomm bedeuten,  
 die Reste R<sup>3</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatomm, ein Halogenatomm, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe, einen NR<sup>16</sup><sub>2</sub>-, -OSiR<sup>16</sup><sub>3</sub>-, -SiR<sup>16</sup><sub>3</sub>- oder -PR<sup>16</sup><sub>2</sub>-Rest bedeuten, worin R<sup>16</sup> ein Halogenatomm, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe ist,  
 R<sup>4</sup> bis R<sup>12</sup> gleich oder verschieden sind und die für R<sup>3</sup> genannten Bedeutungen besitzen, oder benachbarte Reste R<sup>4</sup> bis R<sup>12</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere aromatische oder aliphatische Ringe bilden, oder die Reste R<sup>5</sup> und R<sup>8</sup> oder R<sup>12</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen aromatischen oder aliphatischen Ring bilden,  
 R<sup>13</sup>



=BR<sup>14</sup>, =AlR<sup>14</sup>, -Ge-, -O-, -S-, =SO, =SO<sub>2</sub>, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup> oder =P(O)R<sup>14</sup> ist, wobei R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatomen, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkyl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoralkyl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkoxy-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoraryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryloxy-, eine C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-Alkenyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Alkylaryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkenylgruppe bedeuten, oder R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere Ringe bilden und  
 M<sup>2</sup> Silizium, Germanium oder Zinn ist.

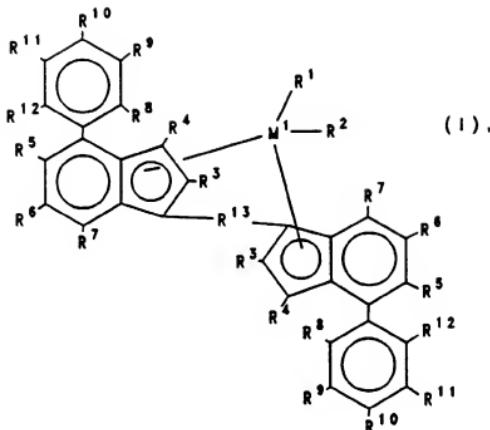
Die vorliegende Erfindung betrifft auch ein Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers durch Polymerisation oder Copolymerisation eines Olefins der Formel R<sup>a</sup>-CH=CH-R<sup>b</sup>, worin R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom oder einen Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 14 C-Atomen bedeuten, oder R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere Ringe bilden können, bei einer Temperatur von -60 bis 200°C, bei einem Druck von 0,5 bis 100 bar, in Lösung, in Suspension oder in der Gasphase, in Gegenwart eines Katalysators, welcher aus einem Metallocen als Übergangsmetallverbindung und einem Cokatalysator gebildet wird, dadurch gekennzeichnet, daß das Metallocen eine Verbindung der Formel I ist.

35                    Die erfindungsgemäßen Verbindungen sind Metallocene der Formel I

40

45

50



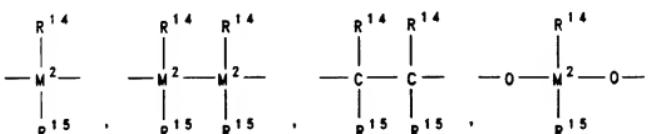
worin  $M^1$  ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIIb des Periodensystems, beispielsweise Titan, Zirkonium, Hafnium, Vanadium, Niob, Tantal, Chrom, Molybdän oder Wolfram, vorzugsweise Zirkonium, Hafnium und Titan ist.

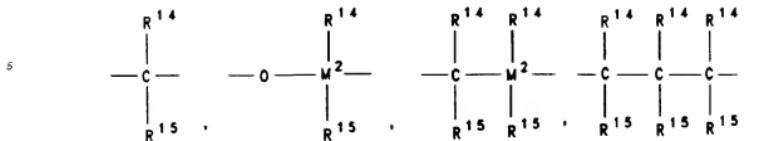
$R^1$  und  $R^2$  sind gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom, eine  $C_1\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_1\text{-}C_3$ -Alkylgruppe, eine  $C_1\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_1\text{-}C_3$ -Aryloxygruppe, eine  $C_6\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_6\text{-}C_8$ -Arylgruppe, eine  $C_6\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_6\text{-}C_8$ -Aryloxygruppe, eine  $C_2\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_2\text{-}C_4$ -Alkenylgruppe, eine  $C_7\text{-}C_{40}$ , vorzugsweise  $C_7\text{-}C_{10}$ -Arylalkylgruppe, eine  $C_7\text{-}C_{40}$ , vorzugsweise  $C_7\text{-}C_{12}$ -Alkylarylgruppe, eine  $C_8\text{-}C_{40}$ , vorzugsweise  $C_8\text{-}C_{12}$ -Arylalkenylgruppe, oder ein Halogenatom, vorzugsweise Chlor.

Die Reste  $R^3$  bis  $R^{12}$  sind gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, bevorzugt Fluor, Chlor oder Brom, eine  $C_1\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_1\text{-}C_4$ -Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine  $C_6\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_6\text{-}C_8$ -Arylgruppe, einen - $NR^{16}_2$ -, - $SR^{16}_2$ -, - $OSiR^{16}_3$ - oder - $PR^{16}_2$ -Rest, wobei  $R^{16}$  ein Halogenatom, vorzugsweise Chlor, oder eine  $C_1\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_1\text{-}C_4$ -Alkylgruppe oder eine  $C_6\text{-}C_{10}$ , vorzugsweise  $C_6\text{-}C_8$ -Arylgruppe sein kann.

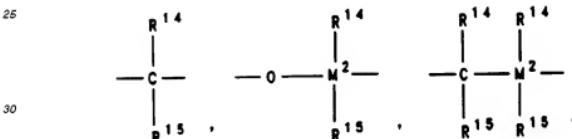
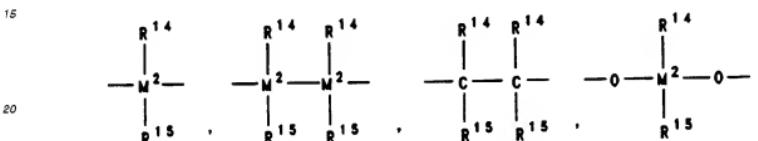
Die benachbarten Reste  $R^4$  bis  $R^{12}$  können mit den sie verbindenden Atomen einen aromatischen, vorzugsweise 6-gliedrigen aromatischen oder aliphatischen, vorzugsweise 4-8-gliedrigen aliphatischen Ring bilden.

$R^{13}$  ist





=BR<sup>14</sup>, =AIR<sup>14</sup>, -Ge-, -O-, -S-, =SO, =SO<sub>2</sub>, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup> oder =P(O)R<sup>14</sup>, vorzugsweise



35 =BR<sup>14</sup>, =AIR<sup>14</sup>, -Ge-, -O-, -S-, =SO, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup>, oder =P(O)R<sup>14</sup>, wobei R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe insbesondere Methylgruppe, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoralkyl-, vorzugsweise CF<sub>3</sub>-Gruppe, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>6</sub>-C<sub>8</sub>-Aryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoraryl-, vorzugsweise Pentafluorphenylgruppe, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkoxygruppe, insbesondere Methoxygruppe, eine C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>2</sub>-C<sub>4</sub>-Alkenylgruppe, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>7</sub>-C<sub>10</sub>-Arylalkylgruppe, eine C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>8</sub>-C<sub>12</sub>-Arylalkenylgruppe, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub><sup>+</sup>, vorzugsweise C<sub>7</sub>-C<sub>12</sub>-Alkylarylgruppe bedeuten oder R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden.

40

M<sup>2</sup> ist Silizium, Germanium oder Zinn, vorzugsweise Silizium oder Germanium.

Für Verbindungen der Formel I gilt bevorzugt, daß

45 M<sup>1</sup> Zirkonium oder Hafnium ist,

R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> gleich sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>3</sub>-Alkylgruppe oder ein Halogenatom bedeuten, die Reste R<sup>3</sup> gleich sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe bedeuten,

50 R<sup>4</sup> bis R<sup>12</sup> gleich oder verschieden sind und Wasserstoff oder eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe bedeuten,

R<sup>13</sup> für

55



10 steht, wobei M<sup>2</sup> Silizium oder Germanium ist und R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und für eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe stehen.

15 Weiterhin bevorzugt sind Verbindungen der Formel I, bei denen die Reste R<sup>4</sup> und R<sup>7</sup> Wasserstoff bedeuten und R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> und R<sup>8</sup> bis R<sup>12</sup> für eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder Wasserstoff stehen.

Besonders bevorzugt sind Verbindungen der Formel I, bei denen M<sup>1</sup> Zirkon ist, R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> gleich sind und Chlor bedeuten, die Reste R<sup>3</sup> gleich sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe bedeuten, R<sup>4</sup> und R<sup>7</sup> für Wasserstoff steht, R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> und R<sup>8</sup> bis R<sup>12</sup> gleich oder verschieden und eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder Wasserstoff bedeuten und R<sup>13</sup> für



30 steht, wobei M<sup>2</sup> Silizium bedeutet, und R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und für eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe stehen.

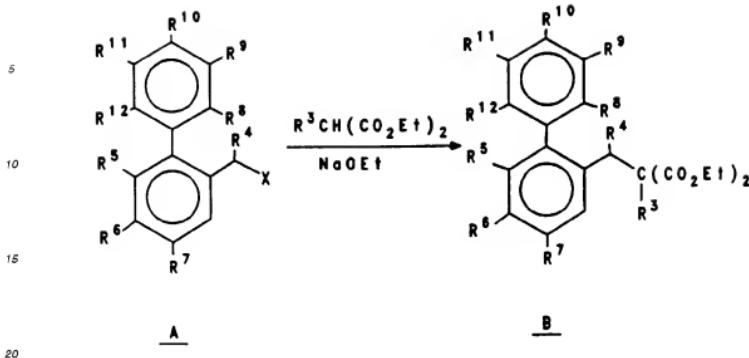
Die Herstellung der Metallocene I erfolgt nach literaturbekannten Verfahren und ist im nachfolgenden Reaktionsschema wiedergegeben

35

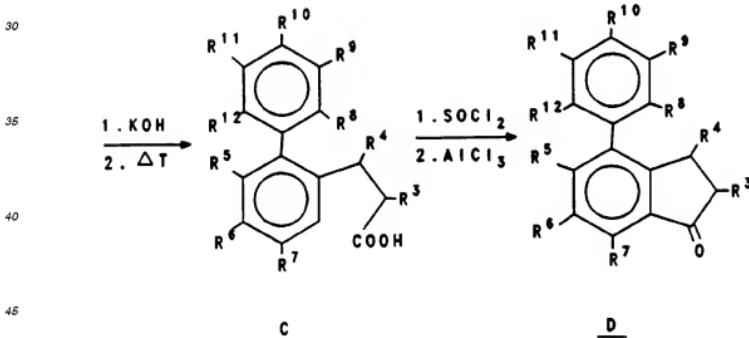
40

45

50



25



55

5

10

15

20

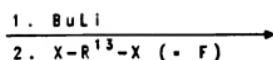
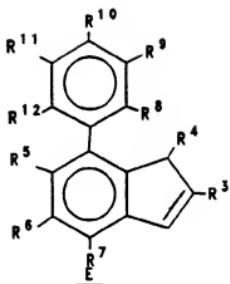
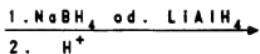
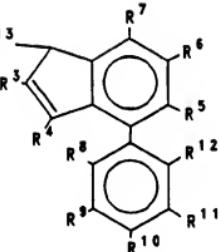
25

30

35

40

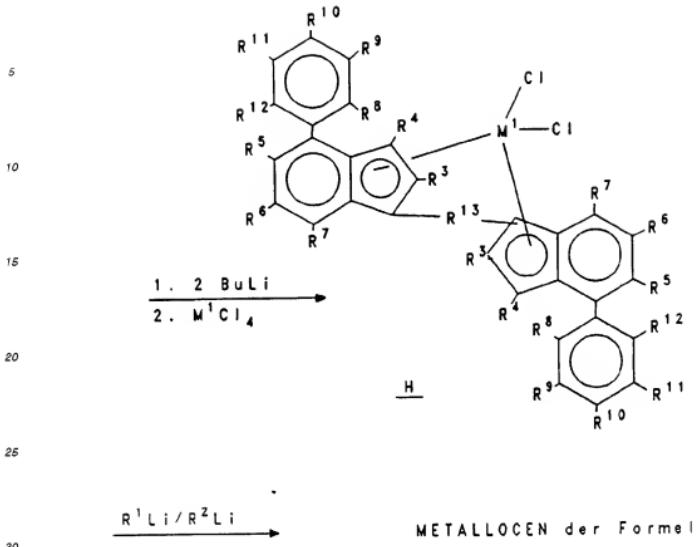
45

G

X = nukleophile Abgangsgruppe, beispielsweise Halogen oder Tosyl.

50

55



Die 2-Phenyl-benzylhalogenidderivate der Formel A sind im Handel erhältlich oder können nach literaturbekannten Methoden hergestellt werden.

Die Umsetzung zu den Verbindungen der Formel B erfolgt durch Reaktion mit substituierten Malonsäureestern unter basischen Bedingungen, wie beispielsweise in ethanolischen Lösungen von Natriumethanolat.

Die Verbindungen der Formel B werden mit Alkalihydroxiden wie Kaliumhydroxid oder Natriumhydroxid verseift und durch Behandeln der entstandenen Dicarbonsäuren mit Wärme zu den Verbindungen der Formel C decarboxyliert.

Der Ringschluß zu den entsprechenden Phenyl-1-indanonen der Formel D erfolgt durch Umsetzung mit Chlorierungsreagentien wie beispielsweise  $\text{SOCl}_2$  zu den entsprechenden Säurechloriden und anschließender Cyclisierung mit einem Friedel-Crafts-Katalysator in einem inertem Solvent, wie z.B.  $\text{AlCl}_3$  oder Polyphosphorsäure in Methylenchlorid oder  $\text{CS}_2$ .

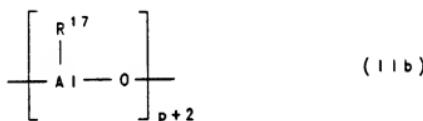
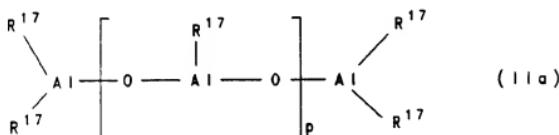
Die Umsetzung zu den 7-Phenyl-indenderivaten der Formel E erfolgt durch Reduktion mit einem hydridübertragenden Reagenz, wie beispielsweise Natriumborhydrid oder Lithiumaluminiumhydrid oder Wasserstoff und einem entsprechenden Katalysator in einem inertem Lösungsmittel wie beispielsweise Diethylether oder Tetrahydrofuran zu den entsprechenden Alkoholen und Dehydratisierung der Alkohole unter sauren Bedingungen, wie beispielsweise p-Toluolsulfinsäure oder einer wässrigen Mineralsäure oder durch Umsetzung mit wasserentziehenden Substanzen wie Magnesiumsulfat, wasserfreiem Kupfersulfat oder Molekularsiebe.

Die Herstellung der Ligandsysteme der Formel F ist im Prinzip bekannt. Hierzu wird das Phenylindenderivat der Formel E mit einer starken Base wie beispielsweise Butyllithium oder Kaliumhydrid in einem inertem Lösungsmittel deprotoniert und mit einem Reagenz der Formel F zu dem Ligandsystem der Formel G umgesetzt. Dieses wird anschließend mit zwei Äquivalenten einer starken Base wie beispielsweise Butyllithium oder Kaliumhydrid in einem inertem Lösungsmittel deprotoniert und mit dem entsprechenden Metalltetrahalogenid wie beispielsweise Zirkoniumtetrachlorid in einem geeigneten Lösungsmittel umgesetzt. Geeignete Lösungsmittel sind aliphatische oder aromatische Lösungsmittel, wie beispielsweise Hexan oder Toluol, etherische Lösungsmittel, wie beispielsweise Tetrahydrofuran oder Diethylether oder halogenierte Kohlenwasserstoffe, wie beispielsweise Methylenchlorid oder halogenierte aromatische Kohlenwasserstoffe wie beispielsweise o-Dichlorbenzol. Die Trennung der racemischen und der meso-Form erfolgt durch Extraktion oder Umkristallisation mit geeigneten Lösungsmitteln.

Die Derivatisierung zu den Metallocenen der Formel I kann beispielsweise durch Umsetzung mit Alkylierungsmitteln wie Methylolithium erfolgen.

Die erfindungsgemäßen Metallocene I sind hochaktive Katalysatorkomponenten für die Olefinpolymerisation. Die chiralen Metallocene werden bevorzugt als Racemat eingesetzt. Verwendet werden kann aber auch das reine Enantiomere in der (+)- oder (-)-Form. Mit den reinen Enantiomeren ist ein optisch aktives Polymer herstellbar. Abgetrennt werden sollte jedoch die meso-Form der Metallocene, da das Polymerisationsaktive Zentrum (das Metallatom) in diesen Verbindungen wegen der Spiegelsymmetrie am Zentralmetallatom nicht mehr chiral ist und daher kein hochisotaktisches Polymeres erzeugen kann. Wird die meso-Form nicht abgetrennt, entsteht neben isotaktischen Polymeren auch ataktische Polymer. Für bestimmte Anwendungen, beispielsweise weiche Formkörper, kann dies durchaus wünschenswert sein.

Erfindungsgemäß wird als Cokatalysator bevorzugt ein Aluminoxan der Formel IIa für den linearen Typ und/oder der Formel IIb für den cyclischen Typ verwendet,



wobei in den Formeln IIa und IIb die Reste R<sup>17</sup> gleich oder verschieden sein können und eine C<sub>1</sub>-C<sub>6</sub>-Alkylgruppe, eine C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub>-Arylgruppe, Benzyl oder Wasserstoff bedeuten, und p eine ganze Zahl von 2 bis 50, bevorzugt 10 bis 35 bedeute.

Bevorzugt sind die Reste R<sup>17</sup> gleich und bedeuten Methyl, Isobutyl, Phenyl oder Benzyl, besonders bevorzugt Methyl.

Sind die Reste R<sup>17</sup> verschieden, so sind sie bevorzugt Methyl und Wasserstoff oder alternativ Methyl und Isobutyl, wobei Wasserstoff oder Isobutyl bevorzugt zu 0,01 - 40% (Zahl der Reste R<sup>17</sup>) enthalten sind.

Das Aluminoxan kann auf verschiedene Arten nach bekannten Verfahren hergestellt werden. Eine der Methoden ist beispielsweise, daß eine Aluminiumkohlenwasserstoffverbindung und/oder ein Hydridoaluminiumkohlenwasserstoffverbindung mit Wasser (gasförmig, fest, flüssig oder gebunden - beispielsweise als Kristallwasser) in einem inerten Lösungsmittel (wie beispielsweise Toluol) umgesetzt wird. Zur Herstellung eines Aluminoxans mit verschiedenen Resten R<sup>17</sup> werden beispielsweise entsprechender der gewünschten Zusammensetzung zwei verschiedene Aluminiumtrikalyle mit Wasser umgesetzt.

Die genaue Struktur der Aluminoxane IIa und IIb ist nicht bekannt.

Unabhängig von der Art der Herstellung ist allen Aluminoxanlösungen ein wechselnder Gehalt an nicht umgesetzter Aluminiumausgangsverbindung, die in freier Form oder als Addukt vorliegt, gemeinsam.

Es ist möglich, das Metallocen vor dem Einsatz in der Polymerisationsreaktion mit einem Aluminoxan der Formel IIa und/oder IIb voraktivieren. Dadurch wird die Polymerisationsaktivität deutlich erhöht und die Kornmorphologie verbessert. Die Voraktivierung der Übergangsmetallverbindung wird in Lösung vorgenommen. Bevorzugt wird dabei das Metallocen in einer Lösung des Aluminoxans in einem inerten Kohlenwasserstoff aufgelöst. Als inerter Kohlenwasserstoff eignet sich ein aliphatischer oder aromatischer Kohlenwasserstoff. Bevorzugt wird Toluol verwendet.

Die Konzentration des Aluminoxans in der Lösung liegt im Bereich von ca. 1 Gew.-% bis zur Sättigungsgrenze, vorzugsweise von 5 bis 30 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtlösungsmenge. Das Metallocen kann in der gleichen Konzentration eingesetzt werden, vorzugsweise wird es jedoch in einer Menge von 10<sup>-4</sup> - 1 mol pro mol Aluminoxan eingesetzt. Die Voraktivierung beträgt 5 Minuten bis 60 Stunden, vorzugsweise 5 bis 60 Minuten. Man arbeitet bei einer Temperatur von - 78 bis 100°C, vorzugsweise 0 bis 70°C.

Mit Hilfe des Metallocens kann eine Vorpolymerisation erfolgen. Zur Vorpolymerisation wird bevorzugt das (oder eines der) in der Polymerisation eingesetzte(n) Olefin(e) verwendet.

Das Metallocen kann auch auf einen Träger aufgebracht werden. Geeignete Trägermaterialien sind beispielsweise Silikagel, Aluminiumoxide, festes Alumininoxan oder andere anorganische Trägermaterialien wie beispielsweise Magnesiumchlorid. Ein geeignetes Trägermaterial ist auch ein Polyolefinpulver in feinverteilter Form.

Vorzugsweise wird der Cokatalysator, d.h. die aluminiumorganische Verbindung, auf einen Träger wie beispielsweise Silikagel, Aluminiumoxide, festes Alumininoxan, andere anorganische Trägermaterialien oder auch ein Polyolefinpulver in feinverteilter Form aufgebracht und dann mit dem Metallocen umgesetzt.

Als anorganische Träger können Oxide eingesetzt werden, die flammenpyrolytisch durch Verbrennung von Element-Halogeniden in einer Knallgas-Flamme erzeugt wurden, oder als Kieselgel in bestimmten Korngrößen-Verteilungen und Konformaten herstellbar sind.

Die Herstellung des geträgerten Cokatalysators kann beispielsweise wie in EP 92 107 331.8 beschrieben in der folgenden Weise in einem Edelstahl-Reaktor in explosionsgeschützter Ausführung mit einem Umpumpsystem der Druckstufe 60 bar, mit Inertgasversorgung, Temperierung durch Mantelkühlung und zweitem Kühlkreislauf über einen Wärmetauscher am Umpumpsystem erfolgen. Das Umpumpsystem saugt den Reaktorinhalt über einen Anschluß im Reaktoroden mit einer Pumpe an und drückt ihn in einen Mischer und durch eine Steigleitung über einen Wärmetauscher in den Reaktor zurück. Der Mischer ist so gestaltet, daß sich in dem Zulauf ein verengter Rohrquerschnitt befindet, wo eine erhöhte Strömungsgeschwindigkeit entsteht, und in dessen Turbulenzzone axial und entgegen der Strömungsrichtung eine dünne Zuleitung geführt ist, durch welche - getaktet - jeweils eine definierte Menge Wasser unter 40 bar Argon eingespeist werden kann. Die Kontrolle der Reaktion erfolgt über einen Probennehmer am Umpumpkreislauf.

Im Prinzip sind jedoch auch andere Reaktoren geeignet.

Im vorstehend beschriebenen Reaktor mit  $16 \text{ dm}^3$  Volumen werden  $5 \text{ dm}^3$  Decan unter Inertbedingungen vorgelegt.  $0.5 \text{ dm}^3$  ( $=5.2 \text{ mol}$ ) Trimethylaluminium werden bei  $25^\circ\text{C}$  zugefügt. Danach werden 250 g Kieselgel SD 3216-30 (Grace AG), welche vorher bei  $120^\circ\text{C}$  in einem Argonfließbett getrocknet wurden, durch einen Feststofftrichter in den Reaktor eindosiert und mit Hilfe des Rührers und des Umpumpsystems homogen verteilt. Eine Gesamtmenge von  $76.5 \text{ g}$  Wasser wird in Portionen von  $0.1 \text{ cm}^3$  während 3.25 h jeweils alle 15 s in den Reaktor gegeben. Der Druck, herrschend vom Argon und den entwickelten Gasen, wird durch ein Druckregelventil konstant bei 10 bar gehalten. Nachdem alles Wasser eingebracht worden ist, wird das Umpumpsystem abgeschaltet und das Röhren noch 5 h bei  $25^\circ\text{C}$  fortgesetzt.

Der in dieser Weise hergestellte geträgerte Cokatalysator wird als eine 10 %ige Suspension in n-Decan eingesetzt. Der Aluminiumgehalt ist  $1.06 \text{ mmol Al pro cm}^3$  Suspension. Der isolierte Feststoff enthält 31 Gew.% Aluminium, das Suspensionsmittel enthält 0.1 Gew.% Aluminium.

Weitere Möglichkeiten der Herstellung eines geträgerten Cokatalysators sind in EP 92 107331.8 beschrieben.

Danach wird das erfindungsgemäße Metallocen auf den geträgerten Cokatalysator aufgebracht, indem das gelöste Metallocen mit dem geträgerten Cokatalysator gerührt wird. Das Lösemittel wird entfernt und durch einen Kohlenwasserstoff ersetzt, in dem sowohl Cokatalysator als auch das Metallocen unlöslich sind.

Die Reaktion zu dem geträgerten Katalysesystem erfolgt bei einer Temperatur von  $-20^\circ$  bis  $+120^\circ\text{C}$ , bevorzugt  $0$ - $100^\circ\text{C}$ , besonders bevorzugt bei  $15^\circ$  bis  $40^\circ\text{C}$ . Das Metallocen wird mit dem geträgerten Cokatalysator in der Weise umgesetzt, daß der Cokatalysator als Suspension mit 1 bis 40 Gew%, bevorzugt mit 5 bis 20 Gew% in einem aliphatischen, inerten Suspensionsmittel wie n-Decan, Hexan, Heptan, Dieselöl mit einer Lösung des Metallocens in einem Inerten Lösungsmittel wie Toluol, Hexan, Dichlormethan oder mit dem feingemahlenen Feststoff des Metallocens zusammengebracht wird. Umgekehrt kann auch eine Lösung des Metallocens mit dem Feststoff des Cokatalysators umgesetzt werden.

Die Umsetzung erfolgt durch intensives Mischen, beispielsweise durch Verrühren bei einem molaren  $\text{Al}/\text{M}^1$ -Verhältnis von  $100/1$  bis  $10000/1$ , bevorzugt von  $100/1$  bis  $3000/1$  sowie einer Reaktionszeit von 5 bis 120 Minuten, bevorzugt 10 bis 60 Minuten, besonders bevorzugt 10 bis 30 Minuten unter inerten Bedingungen.

Im Laufe der Reaktionszeit zur Herstellung des geträgerten Katalysesystems treten insbesondere bei der Verwendung der erfindungsgemäßen Metallocene mit Absorptionsmaxima im sichtbaren Bereich Veränderungen in der Farbe der Reaktionsmischung auf, an deren Verlauf sich der Fortgang der Reaktion verfolgen läßt.

Nach Ablauf der Reaktionszeit wird die überstehende Lösung abgetrennt, beispielsweise durch Filtration oder Dekantieren. Der zurückbleibende Feststoff wird 1- bis 5-mal mit einem inerten Suspensionsmittel wie Toluol, n-Decan, Hexan, Dieselöl, Dichlormethan zur Entfernung löslicher Bestandteile im gebildeten Katalysator, insbesondere zur Entfernung von nicht umgesetzten und damit löslichem Metallocen, gewaschen.

Das so hergestellte geträgerte Katalysesystem kann im Vakuum getrocknet als Pulver oder noch Lösemittel behaftet wieder resuspendiert und als Suspension in einem der vorgenannten inerten Suspensionsmittel in das Polymerisationsystem eindosiert werden.

Erfindungsgemäß können an Stelle oder neben eines Aluminoxans Verbindungen der Formeln  $\text{R}^{18}_x \text{NH}_{4-x} \text{BR}^{19}_4$ ,  $\text{R}^{18}_x \text{PH}_{4-x} \text{BR}^{19}_4$ ,  $\text{R}^{18}_3 \text{CBR}^{19}_4$ ,  $\text{BR}^{19}_3$  als geeignete Cokatalysatoren verwendet werden. In diesen Formeln bedeutet

x eine Zahl von 1 bis 4, bevorzugt 3, die Reste R<sup>18</sup> sind gleich oder verschieden, bevorzugt gleich, und bedeuten C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkyl, C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub>-Aryl oder 2 Reste R<sup>18</sup> bilden zusammen mit dem sie verbindenden Atom einen Ring, und die Reste R<sup>19</sup> sind gleich oder verschieden, bevorzugt gleich, und stehen für C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub>-Aryl, das durch Alkyl, Haloalkyl oder Fluor substituiert sein kann.

5 Insbesondere steht R<sup>18</sup> für Ethyl, Propyl, Butyl oder Phenyl und R<sup>19</sup> für Phenyl, Penttafluorphenyl, 3,5-Bistrifluormethylphenyl, Mesityl, Xylyl oder Tolyl (vgl. EP 277 003, EP 277 004 und EP 426 638).

Bei Verwendung der obengenannten Cokatalysatoren besteht der eigentliche (aktive) Polymerisationskatalysator aus dem Reaktionsprodukt von Metallocen und einer der genannten Verbindungen. Daher wird zunächst dieses Reaktionsprodukt bevorzugt außerhalb des Polymerisationsreaktors in einem separaten Schritt unter Verwendung eines geeigneten Lösungsmittels hergestellt.

10 Prinzipiell ist als Cokatalysator erfindungsgemäß jede Verbindung geeignet, die aufgrund ihrer Lewis-Acidität das neutrale Metallocen in ein Kation überführen und dieses stabilisieren kann ("labile Koordination"). Darüberhinaus soll der Cokatalysator oder das aus ihm gebildete Anion keine weiteren Reaktionen mit dem gebildeten Metallocenkation eingehen (vgl. EP 427 697).

15 Zur Entfernung von im Olefin vorhandenen Katalysatorgiften ist eine Reinigung mit einem Aluminiumalkyl, beispielsweise Trimethylaluminium oder Triethylaluminium vorteilhaft. Diese Reinigung kann sowohl im Polymerisationssystem selbst erfolgen, oder das Olefin wird vor der Zugabe in das Polymerisationssystem mit der Al-Verbindung in Kontakt gebracht und anschließend wieder abgetrennt.

Die Polymerisation oder Copolymerisation wird in bekannter Weise in Lösung, in Suspension oder in der Gasphase, 20 kontinuierlich oder diskontinuierlich, ein- oder mehrstufig bei einer Temperatur von -60 bis 200°C, vorzugsweise 30 bis 80°C, besonders bevorzugt 50 bis 50°C, durchgeführt. Polymerisiert oder copolymerisiert werden Olefine der Formel R<sup>a</sup>-CH=CH-R<sup>b</sup>. In dieser Formel sind R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom, oder einen Alkylrest mit 1 bis 14 C-Atomen. R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> können jedoch auch mit den sie verbindenden C-Atomen einen Ring bilden. Beispiele für solche Olefine sind Ethylen, Propylen, 1-Buten, 1-Hexen, 4-Methyl-1-penten, 1-Octen, Norbornen 25 oder Norbornadien. Insbesondere werden Propylen und Ethylen polymerisiert.

Als Molmassenregler und/oder zur Steigerung der Aktivität wird, falls erforderlich, Wasserstoff zugegeben. Der Gesamtdruck im Polymerisationssystem beträgt 0,5 bis 100 bar. Bevorzugt ist die Polymerisation in dem technisch besonders interessanten Druckbereich von 5 bis 64 bar.

30 Dabei wird das Metallocen in einer Konzentration, bezogen auf das Übergangsmetall von 10<sup>-3</sup> bis 10<sup>-8</sup>, vorzugsweise 10<sup>-4</sup> bis 10<sup>-7</sup> mol Übergangsmetall pro dm<sup>3</sup> Lösungsmittel bzw. pro dm<sup>3</sup> Reaktorvolumen angewendet. Das Alumininoxan wird in einer Konzentration von 10<sup>-5</sup> bis 10<sup>-1</sup> mol, vorzugsweise 10<sup>-4</sup> bis 10<sup>-2</sup> mol pro dm<sup>3</sup> Lösungsmittel bzw. pro dm<sup>3</sup> Reaktorvolumen verwendet. Die anderen genannten Cokatalysatoren werden in etwa äquimolaren Mengen zum Metallocen verwendet. Prinzipiell sind aber auch höhere Konzentrationen möglich.

35 Wenn die Polymerisation als Suspensions- oder Lösungspolymerisation durchgeführt wird, wird ein für das Ziegler-Niederdruckverfahren gebräuchliches inertes Lösungsmittel verwendet. Beispielsweise arbeitet man in einem aliphatischen oder cycloaliphatischen Kohlenwasserstoff, als solcher sei beispielsweise Propan, Butan, Hexan, Heptan, Isooctan, Cyclohexan, Methylcyclohexan, genannt. Weiterhin kann eine Benzin- bzw. hydrierte Dieselölfraction benutzt werden. Brauchbar ist auch Toluol. Bevorzugt wird im flüssigen Monomeren polymerisiert.

Werden inerte Lösungsmittel verwendet, werden die Monomeren gasförmig oder flüssig zudosiert.

40 Die Dauer der Polymerisation ist beliebig, da das erfindungsgemäß zu verwendende Katalysatorsystem einen nur geringen zeitabhängigen Abfall der Polymerisationsaktivität zeigt.

Vor der Zugabe des Katalysators, insbesondere des geträgerlosen Katalysatorsystems (aus einem erfindungsgemäß Metallocen und einem geträgerlosen Cokatalysator beziehungsweise aus einem erfindungsgemäß Metallocen und einer aluminiumorganischen Verbindung auf einem Polylefinpulver in feinverteilter Form), kann zusätzlich eine andere Aluminiumalkylverbindung wie beispielsweise Trimethylaluminium, Triethylaluminium, Trisobutylaluminium, Trioctylaluminium oder Isopropylnaluminium zur Initiierung des Polymerisationssystems (beispielsweise zur Abtrennung vorhandener Katalysatorgifte im Olefin) in den Reaktor gegeben werden. Diese wird in einer Konzentration von 100 bis 0,01 mmol Al pro kg Reaktorinhalt dem Polymerisationssystem zugesetzt. Bevorzugt werden Trisobutylaluminium und Triethylaluminium in einer Konzentration von 10 bis 0,1 mmol Al pro kg Reaktorinhalt. Dadurch kann bei der Synthese eines geträgerlosen Katalysatorsystems das molare Al/M<sup>1+</sup>-Verhältnis klein gewählt werden.

45 Grundsätzlich ist jedoch der Einsatz weiterer Substanzen zur Katalyse der Polymerisationsreaktion nicht erforderlich; d.h., die erfindungsgemäß Systeme können als alleinige Katalysatoren für die Olefinpolymerisation verwendet werden.

Das erfindungsgemäß Verfahren zeichnet sich dadurch aus, daß die beschriebenen Metallocene im technisch 50 besonders interessanten Temperaturbereich von 50 bis 80°C bei hohen Katalysatoraktivitäten Polymere mit sehr hoher Molmasse, im Fall prochiraler Monomere sehr hoher Molmasse und sehr hoher Stereoregularität erzeugen.

Insbesondere zeichnen sich die erfindungsgemäß Zirkonocene dadurch aus, daß im Fall der stereospezifischen Polymerisation prochiraler Olefine, beispielsweise von Propylen, Polymere mit hoher Isotaxie erhalten werden.

Insbesondere im Fall der isospezifischen Polymerisation von Propylen erhält man isotaktisches Polypropylen mit hohen isotaktischen Sequenzlängen und hohem Schmelzpunkt.

Darüber hinaus werden mit den erfundungsgemäß getragerten Katalysatorsystemen Reaktorbeläge vermieden. Die nachfolgenden Beispiele sollen die Erfindung näher erläutern.

5 Alle Glasgeräte wurden im Vakuum ausgeheizt und mit Argon gespült. Alle Operationen wurden unter Ausschluß von Feuchtigkeit und Sauerstoff in Schlenkgefäßen durchgeführt. Die verwendeten Lösemittel wurden unter Argon jeweils frisch über Na/K-Legierung destilliert und in Schlenk-Gefäßen aufbewahrt.

Die Ermittlung des Al/CH<sub>3</sub>-Verhältnisses im Alumininoxan erfolgte durch Zersetzung der Probe mit H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> und Bestimmung des Volumens der entstehenden Hydrolysegase unter Normalbedingungen sowie durch komplexometrische Titration des Aluminiums in der dann gelösten Probe nach Schwarzenbach.

10 Für die Beispiele Nr. 3 bis 5 mit der getragerten Aluminiumverbindung (Methylalumininoxan auf Kieselgel) im folgenden "MAO auf SiO<sub>2</sub>" genannt, wurde eine ca. 10 Gew.-% Suspension in n-Decan hergestellt, welche gemäß Aluminium-Bestimmung 60 mg Al/cm<sup>3</sup> enthielt.

Für die Beispiele 26 bis 30 mit der getragerten Aluminiumverbindung (Methylalumininoxan auf Kieselgel SD 3216-30/Graze), im folgenden "FMAO auf SiO<sub>2</sub>" genannt, wurde ein lösungsmittelfreies Pulver verwendet, das 20 Gew.-% Aluminium im Feststoff enthielt.

Toluol lösliches Methylalumininoxan wurde für die Beispiele zur Suspensionspolymerisation und zur Masscopolymerisation mit ungetragerten Metallocenen als 10 Gew.-%ige Toluol-Lösung eingesetzt und enthielt gemäß Aluminium-Bestimmung 36 mg Al/cm<sup>3</sup>. Der mittlere Oligomerisationsgrad gemäß Gefirtpunktsniedrigung in Benzol betrug n = 20. Für das Toluol lösliche Methylaluminoxan wurde ein Verhältnis Al : CH<sub>3</sub> = 1 : 1,55 ermittelt.

Es bedeuten:

VZ =	Viskositätszahl in cm <sup>3</sup> /g
M <sub>w</sub> =	Molmassengewichtsmittel in g/mol (ermittelt durch Gelpermeationschromatographie)
26 M <sub>w</sub> /M <sub>n</sub> =	Molmassendifferenz
Schmp. =	Schmelzpunkt in °C (ermittelt mit DSC, 20°C/min Aufheiz-/Abkühlgeschwindigkeit)
II =	Isotaktischer Index (II = mm + 1/2 mr, ermittelt durch <sup>13</sup> C-NMR-Spektroskopie)
MFI 230/5 SD =	Schmelzindex, gemessen nach DIN 53735; in dg/min Polymerschüttichte in g/dm <sup>3</sup> .

30 Synthese der in den Polymerisationsbeispielen verwendeten Metallocene I (die eingesetzten Edukte sind kommerziell erhältlich):

A. rac-Dimethylsilyl-bis(2-methyl-4-phenyl-indenyl)zirkoniumdichlorid (5)

35 1. (±)-2-(2-Phenyl-benzyl)-propinsäure (1).

Zu 6,5 g (0,295 mol) Natrium in 160 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH wurden bei Raumtemperatur 48,6 g (0,279 mol) Diethylmethylmalonat zugetropft. Anschließend wurden 70,4 g (0,285 mol) 2-Phenyl-benzylbromid in 20 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft und der Ansatz 3 h zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde abgezogen und der Rückstand mit 200 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O versetzt. Die organische Phase wurde abgetrennt, die wässrige Phase mit NaCl gesättigt und 2 mal mit je 200 cm<sup>3</sup> Et<sub>2</sub>O extrahiert. Die mit den Extraktien vereinigte organische Phase wurde getrocknet (MgSO<sub>4</sub>).

Der nach Abziehen des Lösemittels verbleibende Rückstand wurde in 500 cm<sup>3</sup> EtOH und 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O aufgenommen und mit 56 g (1 mol) KOH versetzt. Die Reaktionsmischung wurde 4 h unter Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum abgezogen, der Rückstand in 500 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O aufgenommen und mit konzentrierter wässriger HCl bis pH 1 angesäuert. Der ausgefallene Niederschlag wurde abgesaugt und am Kugelrohr 30 min unter starkem Aufschäumen auf 250°C erhitzt. Man erhält 58,3 g (85%) 1 als zähflüssiges Öl.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 11,7 (s, 1H, COOH), 7,1-7,5 (m, 9H, arom H), 2,3-3,2 (m, 3H, CH u CH<sub>2</sub>), 0,9 (d, 3H, CH<sub>3</sub>).

40 2. (±)-2-Methyl-4-phenyl-indan-1-on (2)

Eine Lösung von 58 g (0,242 mol) 1 in 60 cm<sup>3</sup> (0,83 mol) Thionylchlorid wurde 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Überschüssiges Thionylchlorid wurde bei 10 mbar entfernt und der ölige Rückstand durch mehrmaliges Lösen in je 100 cm<sup>3</sup> Toluol und Abziehen im Vakuum von anhaftenden Resten Thionylchlorid befreit.

45 Das Säurechlorid wurde in 150 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen und bei 10°C zu einer Suspension von 48 g (0,363 mol) AlCl<sub>3</sub> in 400 cm<sup>3</sup> Toluol getropft. Nach vollständiger Zugabe wurde das Gemisch noch 3 h unter Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde auf 500 g Eis gegossen und mit konzentrierter wässriger HCl bis pH 1 angesäuert. Die organische Phase wurde abgetrennt und die wässrige Phase 3 mal mit je 100 cm<sup>3</sup> Et<sub>2</sub>O nachextrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässriger NaHCO<sub>3</sub>-, gesättigter wässriger NaCl-Lösung gewaschen und

danach getrocknet ( $\text{MgSO}_4$ ). Es wurden 50,4 g (93%) 2 erhalten, das ohne weitere Reinigung weiter umgesetzt wurde.  
 $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,2-7,8 (m, 8H, arom. H), 3,3 (dd, 1H,  $\beta$ -H), 2,5 - 2,9 (m, 2H,  $\alpha$ - und  $\beta$ -H), 1,3 (d, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

### 3. 2-Methyl-7-phenyl-inden (3)

5 50 g (0,226 mol) 2 wurden in  $450 \text{ cm}^3$  THF/MeOH (2:1) gelöst und bei 0°C unter Röhren portionsweise mit 12,8 g (0,34 mol) Natriumborhydrid versetzt und 18 h weiter gerührt. Die Reaktionsmischung wurde auf Eis gegossen, mit konzentrierter HCl bis pH 1 versetzt und mehrmals mit  $\text{Et}_2\text{O}$  extrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässriger  $\text{NaHCO}_3$ -, NaCl-Lösung gewaschen und danach getrocknet ( $\text{MgSO}_4$ ). Das Lösemittel wurde 10 im Vakuum entfernt und das Rohprodukt ohne weitere Reinigung in 1  $\text{dm}^3$  Toluol aufgenommen, mit 2 g p-Toluolsulfonäure versetzt und 2 h zum Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde mit 200  $\text{cm}^3$  gesättigter wässriger  $\text{NaHCO}_3$ -Lösung gewaschen und das Lösemittel im Vakuum entfernt. Das Rohprodukt wurde durch Filtration über 500 g Kieselgel (Hexan/ $\text{CH}_2\text{Cl}_2$ ) gereinigt. Es wurden 42 g (90%) 3 als farloses Öl erhalten.  
 $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,0-7,6 (m, 8H, arom. H), 6,5 (m, 1H, H-C(3)), 3,4 (s, 2H,  $\text{CH}_2$ ), 2,1 (s, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

### 15 4. Dimethylbis(2-methyl-4-phenyl-indenyl)silan (4)

Eine Lösung von 15 g (72,7 mmol) 3 in 200  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Toluol und 10  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem THF wurden bei Raumtemperatur unter Argon mit 29  $\text{cm}^3$  (73 mmol) einer 2,5 M Lösung von Butyllithium in Hexan versetzt 20 und 1 h auf 80°C erhitzt. Anschließend wurde der Ansatz auf 0°C gekühlt und mit 4,7 g (36,4 mmol) Dimethylidichlorsilan versetzt. Das Gemisch wurde 1 h auf 80°C erhitzt und anschließend auf 100  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$  gegossen. Es wurde mehrmals mit  $\text{Et}_2\text{O}$  extrahiert und die vereinigten organischen Phasen getrocknet ( $\text{MgSO}_4$ ). Das nach Abziehen des Lösemittels im Vakuum verbliebene Rohprodukt wurde an 300 g Kieselgel (Hexan/ $\text{CH}_2\text{Cl}_2$ ) chromatographiert. Es wurden 12,0 g (70%) 4 erhalten.

25  $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,10 - 7,70 (m, 16H, arom. H), 6,80 (m, 2H, H-C(3)), 3,80 (s, 2H, H-C(1)), 2,20 (m, 6H,  $\text{CH}_3$ ), -0,20 (m, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ).

### 30 5. rac-Dimethylsilyl bis(2-methyl-4-phenyl-indenyl)zirkoniumdichlorid (5)

Eine Lösung von 6,0 g (12,9 mmol) 4 in 100  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Toluol wurde unter Argon bei Raumtemperatur mit 10,6  $\text{cm}^3$  (26 mmol) einer 2,5 M Lösung von Butyllithium in Hexan versetzt und 3 h zum Rückfluß erhitzt. Anschließend wurde die Suspension des Dilithiosalzes auf -25°C abgekühlt und mit 3,2 g (13,6 mmol) Zirkoniumtetrachlorid versetzt. Man erwärmt den Ansatz innerhalb 1 h auf Raumtemperatur, rührte ihn noch 1 h und filtrierte dann über eine G3-Fritte. Der Rückstand wurde mit 50  $\text{cm}^3$  Toluol extrahiert und die vereinigten Filtrate im Vakuum einer Ölpumpe vom Lösemittel befreit. Man erhielt 9,0 g des Metallocens als Mischung der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 in Form eines gelben Pulvers. Das reine Racemat (5) konnte durch mehrfaches Verrühren der Rohrmischung mit je 20  $\text{cm}^3$  Methylenchlorid gewonnen werden, wobei das Racemat als gelbes Kristallpulver zurückblieb und die meso-Form ausgewaschen wurde. Man erhielt 2,74 g (33%) des reinen Racemats.

35  $^1\text{H-NMR}$  (300 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,0 - 7,7 (m, 16H, arom. H), 6,9 (s, 2H, H-C(3)), 2,2 (s, 2H,  $\text{CH}_2$ ), 1,3 (m, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ).  
 $^4\text{Si-NMR}$  (125 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 100,0 ppm (s, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ).  
 $^{13}\text{C-NMR}$  (125 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 138,0, 137,0, 136,0, 135,0, 134,0, 133,0, 132,0, 131,0, 130,0, 129,0, 128,0, 127,0, 126,0, 125,0, 124,0, 123,0, 122,0, 121,0, 120,0, 119,0, 118,0, 117,0, 116,0, 115,0, 114,0, 113,0, 112,0, 111,0, 110,0, 109,0, 108,0, 107,0, 106,0, 105,0, 104,0, 103,0, 102,0, 101,0, 100,0, 99,0, 98,0, 97,0, 96,0, 95,0, 94,0, 93,0, 92,0, 91,0, 90,0, 89,0, 88,0, 87,0, 86,0, 85,0, 84,0, 83,0, 82,0, 81,0, 80,0, 79,0, 78,0, 77,0, 76,0, 75,0, 74,0, 73,0, 72,0, 71,0, 70,0, 69,0, 68,0, 67,0, 66,0, 65,0, 64,0, 63,0, 62,0, 61,0, 60,0, 59,0, 58,0, 57,0, 56,0, 55,0, 54,0, 53,0, 52,0, 51,0, 50,0, 49,0, 48,0, 47,0, 46,0, 45,0, 44,0, 43,0, 42,0, 41,0, 40,0, 39,0, 38,0, 37,0, 36,0, 35,0, 34,0, 33,0, 32,0, 31,0, 30,0, 29,0, 28,0, 27,0, 26,0, 25,0, 24,0, 23,0, 22,0, 21,0, 20,0, 19,0, 18,0, 17,0, 16,0, 15,0, 14,0, 13,0, 12,0, 11,0, 10,0, 9,0, 8,0, 7,0, 6,0, 5,0, 4,0, 3,0, 2,0, 1,0, 0,0, -1,0, -2,0, -3,0, -4,0, -5,0, -6,0, -7,0, -8,0, -9,0, -10,0, -11,0, -12,0, -13,0, -14,0, -15,0, -16,0, -17,0, -18,0, -19,0, -20,0, -21,0, -22,0, -23,0, -24,0, -25,0, -26,0, -27,0, -28,0, -29,0, -30,0, -31,0, -32,0, -33,0, -34,0, -35,0, -36,0, -37,0, -38,0, -39,0, -40,0, -41,0, -42,0, -43,0, -44,0, -45,0, -46,0, -47,0, -48,0, -49,0, -50,0, -51,0, -52,0, -53,0, -54,0, -55,0, -56,0, -57,0, -58,0, -59,0, -60,0, -61,0, -62,0, -63,0, -64,0, -65,0, -66,0, -67,0, -68,0, -69,0, -70,0, -71,0, -72,0, -73,0, -74,0, -75,0, -76,0, -77,0, -78,0, -79,0, -80,0, -81,0, -82,0, -83,0, -84,0, -85,0, -86,0, -87,0, -88,0, -89,0, -90,0, -91,0, -92,0, -93,0, -94,0, -95,0, -96,0, -97,0, -98,0, -99,0, -100,0, -101,0, -102,0, -103,0, -104,0, -105,0, -106,0, -107,0, -108,0, -109,0, -110,0, -111,0, -112,0, -113,0, -114,0, -115,0, -116,0, -117,0, -118,0, -119,0, -120,0, -121,0, -122,0, -123,0, -124,0, -125,0, -126,0, -127,0, -128,0, -129,0, -130,0, -131,0, -132,0, -133,0, -134,0, -135,0, -136,0, -137,0, -138,0, -139,0, -140,0, -141,0, -142,0, -143,0, -144,0, -145,0, -146,0, -147,0, -148,0, -149,0, -150,0, -151,0, -152,0, -153,0, -154,0, -155,0, -156,0, -157,0, -158,0, -159,0, -160,0, -161,0, -162,0, -163,0, -164,0, -165,0, -166,0, -167,0, -168,0, -169,0, -170,0, -171,0, -172,0, -173,0, -174,0, -175,0, -176,0, -177,0, -178,0, -179,0, -180,0, -181,0, -182,0, -183,0, -184,0, -185,0, -186,0, -187,0, -188,0, -189,0, -190,0, -191,0, -192,0, -193,0, -194,0, -195,0, -196,0, -197,0, -198,0, -199,0, -200,0, -201,0, -202,0, -203,0, -204,0, -205,0, -206,0, -207,0, -208,0, -209,0, -210,0, -211,0, -212,0, -213,0, -214,0, -215,0, -216,0, -217,0, -218,0, -219,0, -220,0, -221,0, -222,0, -223,0, -224,0, -225,0, -226,0, -227,0, -228,0, -229,0, -230,0, -231,0, -232,0, -233,0, -234,0, -235,0, -236,0, -237,0, -238,0, -239,0, -240,0, -241,0, -242,0, -243,0, -244,0, -245,0, -246,0, -247,0, -248,0, -249,0, -250,0, -251,0, -252,0, -253,0, -254,0, -255,0, -256,0, -257,0, -258,0, -259,0, -260,0, -261,0, -262,0, -263,0, -264,0, -265,0, -266,0, -267,0, -268,0, -269,0, -270,0, -271,0, -272,0, -273,0, -274,0, -275,0, -276,0, -277,0, -278,0, -279,0, -280,0, -281,0, -282,0, -283,0, -284,0, -285,0, -286,0, -287,0, -288,0, -289,0, -290,0, -291,0, -292,0, -293,0, -294,0, -295,0, -296,0, -297,0, -298,0, -299,0, -300,0, -301,0, -302,0, -303,0, -304,0, -305,0, -306,0, -307,0, -308,0, -309,0, -310,0, -311,0, -312,0, -313,0, -314,0, -315,0, -316,0, -317,0, -318,0, -319,0, -320,0, -321,0, -322,0, -323,0, -324,0, -325,0, -326,0, -327,0, -328,0, -329,0, -330,0, -331,0, -332,0, -333,0, -334,0, -335,0, -336,0, -337,0, -338,0, -339,0, -340,0, -341,0, -342,0, -343,0, -344,0, -345,0, -346,0, -347,0, -348,0, -349,0, -350,0, -351,0, -352,0, -353,0, -354,0, -355,0, -356,0, -357,0, -358,0, -359,0, -360,0, -361,0, -362,0, -363,0, -364,0, -365,0, -366,0, -367,0, -368,0, -369,0, -370,0, -371,0, -372,0, -373,0, -374,0, -375,0, -376,0, -377,0, -378,0, -379,0, -380,0, -381,0, -382,0, -383,0, -384,0, -385,0, -386,0, -387,0, -388,0, -389,0, -390,0, -391,0, -392,0, -393,0, -394,0, -395,0, -396,0, -397,0, -398,0, -399,0, -400,0, -401,0, -402,0, -403,0, -404,0, -405,0, -406,0, -407,0, -408,0, -409,0, -410,0, -411,0, -412,0, -413,0, -414,0, -415,0, -416,0, -417,0, -418,0, -419,0, -420,0, -421,0, -422,0, -423,0, -424,0, -425,0, -426,0, -427,0, -428,0, -429,0, -430,0, -431,0, -432,0, -433,0, -434,0, -435,0, -436,0, -437,0, -438,0, -439,0, -440,0, -441,0, -442,0, -443,0, -444,0, -445,0, -446,0, -447,0, -448,0, -449,0, -450,0, -451,0, -452,0, -453,0, -454,0, -455,0, -456,0, -457,0, -458,0, -459,0, -460,0, -461,0, -462,0, -463,0, -464,0, -465,0, -466,0, -467,0, -468,0, -469,0, -470,0, -471,0, -472,0, -473,0, -474,0, -475,0, -476,0, -477,0, -478,0, -479,0, -480,0, -481,0, -482,0, -483,0, -484,0, -485,0, -486,0, -487,0, -488,0, -489,0, -490,0, -491,0, -492,0, -493,0, -494,0, -495,0, -496,0, -497,0, -498,0, -499,0, -500,0, -501,0, -502,0, -503,0, -504,0, -505,0, -506,0, -507,0, -508,0, -509,0, -510,0, -511,0, -512,0, -513,0, -514,0, -515,0, -516,0, -517,0, -518,0, -519,0, -520,0, -521,0, -522,0, -523,0, -524,0, -525,0, -526,0, -527,0, -528,0, -529,0, -530,0, -531,0, -532,0, -533,0, -534,0, -535,0, -536,0, -537,0, -538,0, -539,0, -540,0, -541,0, -542,0, -543,0, -544,0, -545,0, -546,0, -547,0, -548,0, -549,0, -550,0, -551,0, -552,0, -553,0, -554,0, -555,0, -556,0, -557,0, -558,0, -559,0, -560,0, -561,0, -562,0, -563,0, -564,0, -565,0, -566,0, -567,0, -568,0, -569,0, -570,0, -571,0, -572,0, -573,0, -574,0, -575,0, -576,0, -577,0, -578,0, -579,0, -580,0, -581,0, -582,0, -583,0, -584,0, -585,0, -586,0, -587,0, -588,0, -589,0, -590,0, -591,0, -592,0, -593,0, -594,0, -595,0, -596,0, -597,0, -598,0, -599,0, -600,0, -601,0, -602,0, -603,0, -604,0, -605,0, -606,0, -607,0, -608,0, -609,0, -610,0, -611,0, -612,0, -613,0, -614,0, -615,0, -616,0, -617,0, -618,0, -619,0, -620,0, -621,0, -622,0, -623,0, -624,0, -625,0, -626,0, -627,0, -628,0, -629,0, -630,0, -631,0, -632,0, -633,0, -634,0, -635,0, -636,0, -637,0, -638,0, -639,0, -640,0, -641,0, -642,0, -643,0, -644,0, -645,0, -646,0, -647,0, -648,0, -649,0, -650,0, -651,0, -652,0, -653,0, -654,0, -655,0, -656,0, -657,0, -658,0, -659,0, -660,0, -661,0, -662,0, -663,0, -664,0, -665,0, -666,0, -667,0, -668,0, -669,0, -670,0, -671,0, -672,0, -673,0, -674,0, -675,0, -676,0, -677,0, -678,0, -679,0, -680,0, -681,0, -682,0, -683,0, -684,0, -685,0, -686,0, -687,0, -688,0, -689,0, -690,0, -691,0, -692,0, -693,0, -694,0, -695,0, -696,0, -697,0, -698,0, -699,0, -700,0, -701,0, -702,0, -703,0, -704,0, -705,0, -706,0, -707,0, -708,0, -709,0, -710,0, -711,0, -712,0, -713,0, -714,0, -715,0, -716,0, -717,0, -718,0, -719,0, -720,0, -721,0, -722,0, -723,0, -724,0, -725,0, -726,0, -727,0, -728,0, -729,0, -730,0, -731,0, -732,0, -733,0, -734,0, -735,0, -736,0, -737,0, -738,0, -739,0, -740,0, -741,0, -742,0, -743,0, -744,0, -745,0, -746,0, -747,0, -748,0, -749,0, -750,0, -751,0, -752,0, -753,0, -754,0, -755,0, -756,0, -757,0, -758,0, -759,0, -760,0, -761,0, -762,0, -763,0, -764,0, -765,0, -766,0, -767,0, -768,0, -769,0, -770,0, -771,0, -772,0, -773,0, -774,0, -775,0, -776,0, -777,0, -778,0, -779,0, -780,0, -781,0, -782,0, -783,0, -784,0, -785,0, -786,0, -787,0, -788,0, -789,0, -790,0, -791,0, -792,0, -793,0, -794,0, -795,0, -796,0, -797,0, -798,0, -799,0, -800,0, -801,0, -802,0, -803,0, -804,0, -805,0, -806,0, -807,0, -808,0, -809,0, -810,0, -811,0, -812,0, -813,0, -814,0, -815,0, -816,0, -817,0, -818,0, -819,0, -820,0, -821,0, -822,0, -823,0, -824,0, -825,0, -826,0, -827,0, -828,0, -829,0, -830,0, -831,0, -832,0, -833,0, -834,0, -835,0, -836,0, -837,0, -838,0, -839,0, -840,0, -841,0, -842,0, -843,0, -844,0, -845,0, -846,0, -847,0, -848,0, -849,0, -850,0, -851,0, -852,0, -853,0, -854,0, -855,0, -856,0, -857,0, -858,0, -859,0, -860,0, -861,0, -862,0, -863,0, -864,0, -865,0, -866,0, -867,0, -868,0, -869,0, -870,0, -871,0, -872,0, -873,0, -874,0, -875,0, -876,0, -877,0, -878,0, -879,0, -880,0, -881,0, -882,0, -883,0, -884,0, -885,0, -886,0, -887,0, -888,0, -889,0, -890,0, -891,0, -892,0, -893,0, -894,0, -895,0, -896,0, -897,0, -898,0, -899,0, -900,0, -901,0, -902,0, -903,0, -904,0, -905,0, -906,0, -907,0, -908,0, -909,0, -910,0, -911,0, -912,0, -913,0, -914,0, -915,0, -916,0, -917,0, -918,0, -919,0, -920,0, -921,0, -922,0, -923,0, -924,0, -925,0, -926,0, -927,0, -928,0, -929,0, -930,0, -931,0, -932,0, -933,0, -934,0, -935,0, -936,0, -937,0, -938,0, -939,0, -940,0, -941,0, -942,0, -943,0, -944,0, -945,0, -946,0, -947,0, -948,0, -949,0, -950,0, -951,0, -952,0, -953,0, -954,0, -955,0, -956,0, -957,0, -958,0, -959,0, -960,0, -961,0, -962,0, -963,0, -964,0, -965,0, -966,0, -967,0, -968,0, -969,0, -970,0, -971,0, -972,0, -973,0, -974,0, -975,0, -976,0, -977,0, -978,0, -979,0, -980,0, -981,0, -982,0, -983,0, -984,0, -985,0, -986,0, -987,0, -988,0, -989,0, -990,0, -991,0, -992,0, -993,0, -994,0, -995,0, -996,0, -997,0, -998,0, -999,0, -1000,0, -1001,0, -1002,0, -1003,0, -1004,0, -1005,0, -1006,0, -1007,0, -1008,0, -1009,0, -1010,0, -1011,0, -1012,0, -1013,0, -1014,0, -1015,0, -1016,0, -1017,0, -1018,0, -1019,0, -1020,0, -1021,0, -1022,0, -1023,0, -1024,0, -1025,0, -1026,0, -1027,0, -1028,0, -1029,0, -1030,0, -1031,0, -1032,0, -1033,0, -1034,0, -1035,0, -1036,0, -1037,0, -1038,0, -1039,0, -1040,0, -1041,0, -1042,0, -1043,0, -1044,0, -1045,0, -1046,0, -1047,0, -1048,0, -1049,0, -1050,0, -1051,0, -1052,0, -1053,0, -1054,0, -1055,0, -1056,0, -1057,0, -1058,0, -1059,0, -1060,0, -1061,0, -1062,0, -1063,0, -1064,0, -1065,0, -1066,0, -1067,0, -1068,0, -1069,0, -1070,0, -1071,0, -1072,0, -1073,0, -1074,0, -1075,0, -1076,0, -1077,0, -1078,0, -1079,0, -1080,0, -1081,0, -1082,0, -1083,0, -1084,0, -1085,0, -1086,0, -1087,0, -1088,0, -1089,0, -1090,0, -1091,0, -1092,0, -1093,0, -1094,0, -1095,0, -1096,0, -1097,0, -1098,0, -1099,0, -1100,0, -1101,0, -1102,0, -1103,0, -1104,0, -1105,0, -1106,0, -1107,0, -1108,0, -1109,0, -1110,0, -1111,0, -1112,0, -1113,0, -1114,0, -1115,0, -1116,0, -1117,0, -1118,0, -1119,0, -1120,0, -1121,0, -1122,0, -1123,0, -1124,0, -1125,0, -1126,0, -1127,0, -1128,0, -1129,0, -1130,0, -1131,0, -1132,0, -1133,0, -1134,0, -1135,0, -1136,0, -1137,0, -1138,0, -1139,0, -1140,0, -1141,0, -1142,0, -1143,0, -1144,0, -1145,0, -1146,0, -1147,0, -1148,0, -1149,0, -1150,0, -1151,0, -1152,0, -1153,0, -1154,0, -1155,0, -1156,0, -1157,0, -1158,0, -1159,0, -1160,0, -1161,0, -1162,0, -1163,0, -1164,0, -1165,0, -1166,0, -1167,0, -1168,0, -1169,0, -1170,0, -1171,0, -1172,0, -1173,0, -1174,0, -1175,0, -1176,0, -1177,0, -1178,0, -1179,0, -1180,0, -1181,0, -1182,0, -1183,0, -1184,0, -1185,0, -1186,0, -1187,0, -1188,0, -1189,0, -1190,0, -1191,0, -1192,0, -1193,0, -1194,0, -1195,0, -1196,0, -1197,0, -1198,0, -1199,0, -1200,0, -1201,0, -1202,0, -1203,0, -1204,0, -1205,0, -1206,0, -1207,0, -1208,0, -1209,0, -1210,0, -1211,0, -1212,0, -1213,0, -1214,0, -1215,0, -1216,0, -1217,0, -1218,0, -1219,0, -1220,0, -1221,0, -1222,0, -1223,0, -1224,0, -1225,0, -1226,0, -1227,0, -1228,0, -1229,0, -12210,0, -12211,0, -12212,0, -12213,0, -12214,0, -12215,0, -12216,0, -12217,0, -12218,0, -12219,0, -12220,0, -12221,0, -12222,0, -12223,0, -12224,0, -12225,0, -12226,0, -12227,0, -12228,0, -12229,0, -12230,0, -12231,0, -12232,0, -12233,0, -12234,0, -12235,0, -12236,0, -12237,0, -12238,0, -12239,0, -12240,0, -12241,0, -12242,0, -12243,0, -12244,0, -12245,0, -12246,0, -12247,0, -12248,0, -12249,0, -12250,0, -12251,0, -12252,0, -12253,0, -12254,0, -12255,0, -12256,0, -12257,0, -12258,0, -12259,0, -12260,0, -12261,0, -12262,0, -12263,0, -12264,0, -12265,0, -12266,0, -12267,

## 2. rac-Methylphenylsilanilyl(bis(2-methyl-4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (7)

2,3 g (4,4 mmol) 6 in 25 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Toluol wurden bei Raumtemperatur unter Argon mit 3,6 ml (8,9 mmol) einer 2,5 M Lsg. von Butyllithium in Hexan versetzt und 3h auf 80°C erhitzt. Anschließend wurde die Suspension des Dilithiosalzes auf -30°C abgekühlt und mit 1,1 g (4,5 mmol) Zirkoniumtetrachlorid versetzt. Man erwärmte innerhalb 1 h auf Raumtemperatur, rührte noch 1 h nach. Nach Filtration über eine G3-Fritte wurde das Lösungsmittel des Filtrats entfernt und der Rückstand aus 10 ml Methylechlorid kristallisiert. Man erhielt 0,2 g der racemischen Form von 7 als orange Kristalle.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 8,2 (m, 21H, arom. H), 6,9 (m, 2H, H-C(3)), 2,4 (s, 3H, CH<sub>3</sub>), 2,0 (s, 3H, CH<sub>3</sub>), 1,3 (s, 3H, CH<sub>3</sub>Si). Massenspektrum: 690 M<sup>+</sup>, korrektes Zerfalls muster.

## Beispiel C

## rac-Dimethylsilanilyl(bis(4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (12)

## 1. 3-(2-Phenyl-phenyl)propionsäure (8)

Zu 14 g (0,61 mmol) Natrium in 400 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH wurden bei Raumtemperatur 93 cm<sup>3</sup> (0,61 mmol) Malonsäurediethylester gelöst in 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft. Anschließend wurden 150 g (0,61 mmol) 2-Phenylbenzylbromid in 200 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft und 3 h zum Rückfluß erhitzt. Bei Raumtemperatur wurden 102 g (1,83 mol) KOH gelöst in 150 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O zugesetzt und weitere 4 h zum Rückfluß erhitzt. Die Lösungsmittel wurden im Vakuum entfernt, der Rückstand bis zur vollständigen Lösung mit H<sub>2</sub>O versetzt und mit konzentrierter wässr. HCl bis pH 1 angeäuert. Der ausgefallene Niederschlag wurde abgesaugt, getrocknet und 1 h auf 130°C erhitzt. Man erhielt 112 g (81%) 8 als zähflüssiges Öl.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 9,1 (s, 1H, COOH), 6,9 - 7,5 (m, 9H, arom. H), 2,3 - 3,0 (m, 4H, 2 CH<sub>2</sub>).

## 2. 4-Phenyl-1-indanon (9)

Eine Lösung von 102 g (0,45 mol) 8 in 37 cm<sup>3</sup> (0,5 mol) Thionylchlorid wurde 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Überschüssiges Thionylchlorid wurde bei 10 mbar entfernt und der ölige Rückstand durch mehrmaliges Lösen in je 100 cm<sup>3</sup> Toluol und Abziehen im Vakuum von anhaftenden Resten Thionylchlorid befreit.

Das Säurechlorid wurde in 200 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen und bei 10°C zu einer Suspension von 72 g (0,54 mol) AlCl<sub>3</sub> in 1000 cm<sup>3</sup> Toluol getropft und 1 h auf 80°C erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde auf 1000 g Eis gegossen und mit konz. wässr. HCl bis pH 1 angesäuert. Die organische Phase wurde abgetrennt und die wässr. Phase 3 mal mit je 200 cm<sup>3</sup> Et<sub>2</sub>O nachextrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>, gesättigter wässr. NaCl-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet (MgSO<sub>4</sub>). Es wurden 96 g (96%) 9 erhalten, das ohne weitere Reinigung weiter umgesetzt wurde.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 6,9 - 7,5 (m, 8H, arom. H), 2,5 - 3,4 (m, 4H, 2 CH<sub>2</sub>).

## 40 3. 7-Phenyl-Inden (10)

Eine Lösung von 86 g (0,41 mol) 9 in 300 cm<sup>3</sup> THF/Methanol 2:1 wurde bei 0°C portionsweise mit 23 g (0,62 mol) NaBH<sub>4</sub> versetzt und 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Die Reaktionsmischung wurde auf 300 g Eis gegossen, mit konz. wässr. HCl bis pH 1 versetzt und mehrmals mit Et<sub>2</sub>O extrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>-, gesättigter wässr. NaCl-Lösung gewaschen, getrocknet (MgSO<sub>4</sub>) und im Vakuum vom Lösungsmittel befreit.

Das Rohprodukt wurde in 1000 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen, mit 4,5 g p-Toluolsulfonsäure versetzt und 2 h am Wasserabscheider zum Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde 3 mal mit 250 cm<sup>3</sup> gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>-Lösung gewaschen und das Lösungsmittel im Vakuum entfernt. Nach Destillation bei 0,1 mbar wurde bei 96-109°C 33 g (41 %) 10 als farbloses Öl erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,1 - 7,7 (m, 8H, arom. H), 6,9 und 6,5 (2m, 2H, CH), 3,5 (m, 2H, CH<sub>2</sub>).

## 4. Dimethylbis(4-phenylindenyl)silan (11)

Eine Lösung von 10 g (50 mmol) 10 in 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Toluol und 5 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem THF wurden bei Raumtemperatur mit 18,7 cm<sup>3</sup> (50 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und 2 h auf 80°C erhitzt. Anschließend wurde die gelbe Suspension auf 0°C gekühlt und mit 3,2 g (25 mmol) Dimethylidchilosilan versetzt. Die Reaktionsmischung wurde noch 1 h auf 80°C erhitzt und anschließend mit 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O gewaschen.

schen. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand aus Heptan bei -20°C umkristallisiert. Es wurden 6,7 g (62%) 11 als farblose Kristalle (Schmp. 109-110°C) erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 7,7 (m, 18H, arom. H und H-C(3)), 6,8 (dd, 2H, H-C(2)), 3,8 (m, 2H, H-C(1)) - 0,2, (s, 6H, CH<sub>3</sub>Si).

5

### 5. rac-Dimethylsilylidenylbis(4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (12)

Eine Lösung von 6,6 g (16 mmol) 11 in 70 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Et<sub>2</sub>O wurden unter Argon bei Raumtemperatur mit 12 cm<sup>3</sup> (32 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und anschließend 3 h zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan über eine G3-Schlenkflasche filtriert, mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan nachgewaschen und getrocknet (0,1 mbar, RT).

Das Dilithiosalz wurde bei -78°C zu einer Suspension von 3,6 g (16 mmol) Zirkoniumtetraclorid in 80 cm<sup>3</sup> Methylchlorid gegeben und im Verlauf von 18 h unter magn. Röhren auf Raumtemperatur erwärmt. Der Ansatz wurde über eine G3-Fritte filtriert und der Rückstand portionsweise mit insgesamt 200 cm<sup>3</sup> Methylchlorid nachextrahiert.

10

Die vereinigten Filtrate wurden im Vakuum vom Lösemittel befreit und aus Methylchlorid/Hexan (1:1) umkristallisiert. Es wurden 5,6 g der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 erhalten. Durch erneutes Umkristallisieren aus Methylchlorid wurde der racemische Komplex in Form gelber Kristalle erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 7,8 (m, 22 H, arom. H und H-C(3)), 6,1 (d, 2H, H-C(2)), 1,1 (s, 6H, CH<sub>3</sub>Si). Massenspektrum: 598 M<sup>+</sup>, korrektes Zerfallsmuster.

15

### Beispiel D

#### rac-Dimethylsilylidenylbis(2-ethyl-4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (17)

##### 26 1. (+)-2-(2-Phenylbenzyl)-buttersäure (13)

Zu 23 g (1 mol) Natrium in 400 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH wurden bei Raumtemperatur 188 g (1 mol) Ethyl-maiionsäurediethylester gelöst in 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft. Anschließend wurden 247 g (1 mol) 2-Phenylbenzylbromid in 300 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft und 3 h zum Rückfluß erhitzt. Bei Raumtemperatur wurden 170 g (3 mol) KOH gelöst in 300 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O zugesetzt und weitere 4 h zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt, der Rückstand bis zur vollständigen Lösung mit H<sub>2</sub>O versetzt und anschließend mit konzentrierter wässr. HCl bis pH 1 angesäuert. Der ausgefallene Niederschlag wurde abgesaugt, getrocknet und 1 h auf 130°C erhitzt. Man erhielt 236 g (93%) 13 als zähflüssiges Öl.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 10,3 (s, 1H, COOH), 7,0 - 7,3 (m, 9 H, arom. H), 2,5 - 3,0 (m, 3H, CH und CH<sub>2</sub>), 1,5 - 1,9 (m, 2H, CH<sub>2</sub>), 0,9 (t, 3H, CH<sub>3</sub>).

##### 27 2. (±)-2-Ethyl-4-phenyl-1-indanon (14)

Eine Lösung von 236 g (0,93 mol) 13 in 81 cm<sup>3</sup> (1,2 mol) Thionylchlorid wurde 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Überschüssiges Thionylchlorid wurde bei 10 mbar entfernt und der ölige Rückstand durch mehrmaliges Lösen in je 200 cm<sup>3</sup> Toluol und Abziehen im Vakuum von anhaftenden Resten Thionylchlorid befreit.

Das Säurechlorid wurde in 400 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen und bei 10°C zu einer Suspension von 133 g (1,0 mol) AlCl<sub>3</sub> in 2000 cm<sup>3</sup> Toluol getropft und 1 h auf 80°C erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde auf 2000 g Eis gegossen und mit konz. wässr. HCl bis pH 1 angesäuert. Die organische Phase wurde abgetrennt und die wässr. Phase 3 mal mit je 200 cm<sup>3</sup> Et<sub>2</sub>O nachextrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>, gesättigter wässr. NaCl-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet (MgSO<sub>4</sub>).

Es wurden 187 g (85%) 14 erhalten, das ohne weitere Reinigung weiter umgesetzt wurde.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 7,8 (m, 8 H, arom. H), 3,1 - 3,4 (m, 1H, H-C(3)), 2,5 - 2,9 (m, 2H, H-C(2) und H-C(3)), 1,3 - 2,0 (m, 2H, CH<sub>2</sub>), 0,9 (t, 3H, CH<sub>3</sub>).

50

##### 3. 2-Ethyl-7-phenylinden (15)

Zu einer Lösung von 50 g (0,21 mol) 14 in 600 cm<sup>3</sup> THF/Methanol 2:1 wurde bei 0°C portionsweise mit 8 g (0,21 mol) NaBH<sub>4</sub> versetzt und 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Die Reaktionsmischung wurde auf 600 g Eis gegossen, mit konz. wässr. HCl bis pH 1 versetzt und mehrmals mit Et<sub>2</sub>O extrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>, gesättigter wässr. NaCl-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet (MgSO<sub>4</sub>).

Das Rohprodukt wurde in 1000 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen, mit 4,5 g p-Toluolsulfonsäure versetzt und 2 h am Wasserabscheider zum Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde 3 mal mit 250 cm<sup>3</sup> gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>

Lösung gewaschen und das Lösemittel im Vakuum entfernt. Nach Destillation bei 0,1 mbar wurden bei 135°C 33 g (72%) 15 als farbloses Öl erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 7,5 (m, 8H, arom. H), 6,5 (m, 1H, CH), 3,2 (m, 2H, CH<sub>2</sub>), 2,5 (dq, 2H, CH<sub>2</sub>), 1,1 (t, 3H, CH<sub>3</sub>).

5

#### 4. Dimethylbis(2-ethyl-4-phenyldienyl)silan (16)

Eine Lösung von 17 g (77 mmol) 15 in 160 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Toluol und 8 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem THF wurden bei Raumtemperatur mit 29 cm<sup>3</sup> (77 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und 2 h 10 auf 80°C erhitzt. Anschließend wurde die gelbe Suspension auf 0°C gekühlt und mit 5 g (38 mmol) Dimethylchlorilsilan versetzt. Die Reaktionsmischung wurde noch 1 h auf 80°C erhitzt und anschließend mit 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O gewaschen. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand durch Chromatographie an 200 g Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid 9:1) gereinigt. Es wurden 9 g (47%) 16 als zähflüssiges Öl erhalten.

15

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 6,9 - 7,4 (m, 16H, arom. H), 6,5 (m, 2H, H-C(3)), 3,7 (m, 2H, H-C(1)), 2,4 (m, 4H, CH<sub>2</sub>), 1,1 (t, 6H, CH<sub>3</sub>), -0,1 (s, 6H, CH<sub>3</sub>Si).

#### 5. rac-Dimethylsilanilyl bis(2-ethyl-4-phenyldienyl)zirkoniumdichlorid (17)

Eine Lösung von 5,6 g (11 mmol) 16 in 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Et<sub>2</sub>O wurden unter Argon bei Raumtemperatur mit 8,4 cm<sup>3</sup> einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und anschließend 3 h zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan über eine G3-Schlenkfritte filtriert, mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan nachgewaschen und getrocknet (0,1 mbar, RT).

20

Das Dilithiosalz wurde bei -78°C zu einer Suspension von 2,5 g (11 mmol) Zirkoniumtetraclorid in 50 cm<sup>3</sup> Methylenchlorid gegeben und im Verlauf von 18 h unter magn. Röhren auf Raumtemperatur erwärmt. Der Ansatz wurde 25 über eine G3-Fritte filtriert und der Rückstand portionsweise mit insgesamt 100 cm<sup>3</sup> Methylenchlorid nachextrahiert. Die vereinigten Filtrate wurden im Vakuum vom Lösemittel befreit und aus Toluol/Hexan (1:1) umkristallisiert. Es wurden 2 g (27%) der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 erhalten. Durch erneutes Umkristallisieren aus Toluol wurde der racemische Komplex 17 in Form gelber Kristalle erhalten.

20

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 6,8 - 7,7 (m, 16 H, arom. H), 6,6 (m, 2H, H-C(3)), 2,3-3,9 (m, 4H, CH<sub>2</sub>), 1,0 - 1,4 (m, 12H, CH<sub>3</sub> und CH<sub>3</sub>Si). Massenspektrum: 654 M<sup>+</sup>, korrektes Zerfallsmuster.

#### Beispiel E

#### rac-Dimethylsilanilyl bis(2-methyl-4-(1-naphthyl)indenyl)zirkoniumdichlorid (24)

35

#### 1. 2-(1-Naphthyl)-toluol (18)

13,9 g (0,57 mol) Magnesium-Späne wurden mit 150 ml H<sub>2</sub>O-freiem Et<sub>2</sub>O überschichtet und die Grignard-Reaktion mit 5 g 2-Bromtoluol und einigen Körnchen Jod zum Anspringen gebracht. Anschließend wurden 93 g (0,57 mol) 40 1-Bromtoluol in 450 ml H<sub>2</sub>O-freiem Et<sub>2</sub>O so zugetropft, daß die Reaktionsmischung am Sieden gehalten wurde. Nach vollständiger Zugabe wurde noch solange zum Sieden erhitzt, bis das Magnesium vollständig umgesetzt war.

40

Die Grignard-Lösung wurde anschließend zu einer Lösung von 118 g (0,57 mol) 1-Bromnaphthalin und 3,5 g Bis(triphenylphosphin)nickelchlorid in 800 cm<sup>3</sup> Toluol getropft, so daß die Innentemp 50°C nicht übersiegte. Anschließend wurde noch 3 h zum Rückfluß erhitzt, mit 500 ml 10%iger wässr. HCl versetzt, die Phasen getrennt und die organische Phase im Vakuum vom Lösemittel befreit. Nach Filtration über Kieselgel (Hexan) wurden 115 g (92%) 18 als farbloses Öl erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,2 - 8,0 (m, 11H, arom. H), 2,0 (s, 3H, CH<sub>3</sub>)

#### 2. 2-(1-Naphthyl)-benzylbromid (19)

50

114 g (0,52 mol) 18 und 103 g (0,58 mol) N-Bromsuccinimid wurden bei Raumtemperatur in 2000 cm<sup>3</sup> Tetrachlor-kohlenstoff gelöst, mit 3 g Azobisisobutyronitril versetzt und 4 h zum Rückfluß erhitzt. Das ausgefallene Succinimid wurde abfiltriert, das Lösemittel im Vakuum entfernt und der Rückstand durch Filtration über 1000 g Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid 9:1) gereinigt. Es wurden 141 g (82%) 19 als farbloses, tränkreizendes Öl erhalten.

55

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,1 - 8,0 (m, 11H, arom. H), 4,2 (q, 2H, CH<sub>2</sub>Br).

3. ( $\pm$ )-2-(2-(1-naphthyl)benzyl)-propionsäure (20)

Zu 10 g (0,43 mmol) Natrium in 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH wurden bei Raumtemperatur 75 g (0,43 mmol) Methyl-malonsäurediethylester gelöst in 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft. Anschließend wurden 140 g (0,43 mmol) 2-Phenylbenzylbromid in 200 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O-freiem EtOH zugetropft und 3 h zum Rückfluß erhitzt. Bei Raumtemperatur wurden 85 g (1,3 mol) KOH gelöst in 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O zugesetzt und weitere 4 h zum Rückfluß erhitzt. Die Lösungsmittel wurden im Vakuum entfernt, der Rückstand bis zur vollständigen Lösung mit H<sub>2</sub>O versetzt und mit konzentrierter wässr. HCl bis pH 1 angesäuert. Der ausgefallene Niederschlag wurde abgesaugt, getrocknet und 1 h auf 130°C erhitzt. Man erhält 96 g (77%) 20 als zähflüssiges Öl.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 10,1 (s, 1H, COOH), 6,9 - 8,0 (m, 11H, arom. H), 2,3 - 3,0 (m, 3H, CH<sub>2</sub> und CH), 0,8 (d, 3H, CH<sub>3</sub>).

4. ( $\pm$ )-2-Methyl-4-(1-naphthyl)-1-indanon (21)

Eine Lösung von 96 g (0,33 mol) 20 in 37 cm<sup>3</sup> (0,5 mol) Thionylchlorid wurde 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Überschüssiges Thionylchlorid wurde bei 10 mbar entfernt und der ölige Rückstand durch mehrmaliges Lösen in je 100 cm<sup>3</sup> Toluol und Abziehen im Vakuum von anhaftenden Resten Thionylchlorid befreit.

Das Säurechlorid wurde in 200 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen und bei 10°C zu einer Suspension von 44 g (0,33 mol) AlCl<sub>3</sub> in 1000 cm<sup>3</sup> Toluol getropft und 3 h auf 80°C erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde auf 1000 g Eis gegossen und mit konz. wässr. HCl bis pH 1 angesäuert. Die organische Phase wurde abgetrennt und die wässr. Phase 3 mal mit je 200 cm<sup>3</sup> Methylenchlorid nachextrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet (MgSO<sub>4</sub>). Nach Chromatographie an 1000 g Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid) wurden 12 g (13%) 21 erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,3 - 8,0 (m, 10H, arom. H), 2,2 - 3,2 (m, 3H, CH<sub>2</sub> und CH), 1,2 (d, 3H, CH<sub>3</sub>).

## 5. 2-Methyl-7-(1-naphthyl)inden (22)

Zu einer Lösung von 12 g (44 mmol) 21 in 100 cm<sup>3</sup> THF/Methanol 2:1 wurden bei 0°C 1,3 g (33 mmol) NaBH<sub>4</sub> zugesetzt und 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Die Reaktionsmischung wurde auf 100 g Eis gegossen, mit konz. wässr. HCl bis 1 Versetzt und mehrmals mit Et<sub>2</sub>O extrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet (MgSO<sub>4</sub>).

Das Rohprodukt wurde in 200 cm<sup>3</sup> Toluol aufgenommen, mit 0,5 g p-Toluolsulfinsäure versetzt und 2 h am Was-serabscheider zum Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde 3 mal mit 50 cm<sup>3</sup> gesättigter wässr. NaHCO<sub>3</sub>-Lösung gewaschen und das Lösungsmittel im Vakuum entfernt. Nach Filtration über 200 g Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid) wurden 10 g (86%) 22 als farbloses Öl erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,0 - 8,0 (m, 10H, arom. H), 6,6 (m, 1H, CH), 3,0 (m, 2H, CH<sub>2</sub>), 2,0 (m, 3H, CH<sub>3</sub>).

## 6. Dimethylbis(2-methyl-4-(1-naphthyl)indenyl)silan (23)

Eine Lösung von 10 g (36 mmol) 22 in 100 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Toluol und 5 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem THF wurden bei Raumtemperatur mit 14,4 cm<sup>3</sup> (50 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und 2 h auf 80°C erhitzt. Anschließend wurde die gelbe Suspension auf 0°C gekühlt und mit 2,5 g (19 mmol) Dimethylidichlorosilan versetzt. Die Reaktionsmischung wurde noch 1 h auf 80°C erhitzt und anschließend mit 50 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O gewaschen. Das Lösungsmittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand aus Heptan bei -20°C umkristallisiert. Es wurden 8,2 g (75%) 23 als farblose Kristalle erhalten.

<sup>1</sup>H-NMR (100 MHz, CDCl<sub>3</sub>): 7,2 - 8,1 (m, 20H, arom. H), 6,4 (m, 2H, H-C(3)), 4,0 (m, 2H, H-C(1)), -0,1, (s, 6H, CH<sub>3</sub>Si).

## 7. rac-Dimethylsilandybis(2-methyl-4-(1-naphthyl)indenyl)zirkoniumdichlorid (24)

Eine Lösung von 8,0 g (14 mmol) 23 in 70 cm<sup>3</sup> H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Et<sub>2</sub>O wurden unter Argon bei Raumtemperatur mit 10,5 cm<sup>3</sup> einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und anschließend 3 h zum Rückfluß erhitzt. Das Lösungsmittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan über eine G3-Schlenk-fritte filtriert, mit 50 ml H<sub>2</sub>O- und O<sub>2</sub>-freiem Hexan nachgewaschen und getrocknet (0,1 mbar, RT).

Das Dilithiosalz wurde bei -78°C zu einer Suspension von 3,2 g (14 mmol) Zirkoniumtetrachlorid in 80 cm<sup>3</sup> Methylenchlorid gegeben und im Verlauf von 18 h unter magn. Röhren auf Raumtemperatur erwärmt. Der Ansatz wurde über eine G3-Fritte filtriert und der Rückstand portionsweise mit insgesamt 400 cm<sup>3</sup> Methylenchlorid nachextrahiert. Die vereinigten Filtrate wurden im Vakuum vom Lösungsmittel befreit und aus Methylenchlorid umkristallisiert. Es wurden 1,5 g (15%) der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 erhalten. Durch erneutes Umkristallisieren aus

Methylenchlorid wurde der racemische Komplex in Form gelber Kristalle erhalten.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,0 - 8,0 (m, 22 H, arom. H), 6,5 (s, 2H, H-C(3)), 2,2 (s, 6H,  $\text{CH}_3$ ), 1,3 (s, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ). Massenspektrum: 729  $\text{M}^+$ , korrektes Zerfallsmuster.

##### 5 Beispiel F

rac-Dimethylsilyländiybis(2-methyl-4-(2-naphthyl)indenyl)zirkoniumdichlorid (31)

##### 10 1. 2-(2-Naphthyl)-toluol (25)

14 g (0,57 mol) Magnesium-Späne wurden mit 150 ml  $\text{H}_2\text{O}$ -freiem  $\text{Et}_2\text{O}$  überschichtet und die Grignard-Reaktion mit 5 g 2-Bromtoluol und einigen Körnchen Jod zum Anspringen gebracht. Anschließend wurden 95 g (0,58 mol) Bromtoluol in 450 ml  $\text{H}_2\text{O}$ -freiem  $\text{Et}_2\text{O}$  so zugetropt, daß die Reaktionsmischung am Sieden gehalten wurde. Nach vollständiger Zugabe wurde noch solange zum Sieden erhitzt, bis das Magnesium vollständig umgesetzt war.

15 Die Grignard-Lösung wurde anschließend zu einer Lösung von 120 g (0,57 mol) 2-Bromnaphthalin und 3,5 g Bis(triphenylphosphin)nickelchlorid in 800  $\text{cm}^3$  Toluol getropft, so daß die Innenempf.  $50^\circ\text{C}$  nicht überschreit. Anschließend wurde noch 3 h zum Rückfluß erhitzt, mit 500 ml 10%iger wässr.  $\text{HCl}$  versetzt, die Phasen getrennt und die organische Phase im Vakuum vom Lösemittel befreit. Nach Filtration über Kieselgel (Hexan) wurden 107 g (87%) 25 als farbloses Öl erhalten.

20  $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,0 - 7,9 (m, 11H, arom. H), 1,9 (s, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

##### 25 2. 2-(2-Naphthyl)-benzylbromid (26)

105 g (0,48 mol) 25 und 90 g (0,5 mol) N-Bromsuccinimid wurden bei Raumtemperatur in 2000  $\text{cm}^3$  Tetrachlor-kohlenstoff gelöst, mit 3 g Azobisisobutyronitril versetzt und 4 h zum Rückfluß erhitzt. Das ausgefallene Succinimid wurde abfiltriert, das Lösemittel im Vakuum entfernt und der Rückstand durch Filtration über 1000 g Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid 9:1) gereinigt. Es wurden 112 g (79%) 26 als farbloses, tränenerzeugendes Öl erhalten.

20  $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 6,9 - 8,0 (m, 11H, arom. H), 4,1 (s, 2H,  $\text{CH}_2\text{Br}$ ).

##### 30 3. ( $\pm$ )-2-(2-(2-naphthyl)benzyl)-propionsäure (27)

25 Zu 8,5 g (0,37 mmol) Natrium in 100  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ -freiem EtOH wurden bei Raumtemperatur 70 g (0,37 mmol) Methyl-malonsäurediethylester gelöst in 50  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ -freiem EtOH zugetropt. Anschließend wurden 110 g (0,37 mmol) 26 in 200  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ -freiem EtOH zugetropt und 3 h zum Rückfluß erhitzt. Bei Raumtemperatur wurden 62 g (1,1 mol) KOH gelöst in 100  $\text{cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$  zugesetzt und weitere 4 h zum Rückfluß erhitzt. Die Lösemittel wurden im Vakuum entfernt, der Rückstand bis zur vollständigen Lösung mit  $\text{H}_2\text{O}$  versetzt und mit konzentrierter wässr.  $\text{HCl}$  bis pH 1 angesäuert. Der ausgefallene Niederschlag wurde abgesaugt, getrocknet und 1 h auf  $130^\circ\text{C}$  erhitzt. Man erhielt 90 g (84%) 27 als zähflüssiges Öl.

30  $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 10,9 (s, 1H, COOH), 7,0-8,1 (m, 11H, arom. H), 2,3-3,0 (m, 3H,  $\text{CH}_2$  und CH), 1,0 (d, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

##### 40 4. ( $\pm$ )-2-Methyl-4-(2-naphthyl)-1-indanon (28)

45 Eine Lösung von 89 g (0,31 mol) 27 in 37  $\text{cm}^3$  (0,5 mol) Thionylchlorid wurde 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Überschüssiges Thionylchlorid wurde bei 10 mbar entfernt und der ölige Rückstand durch mehrmaliges Lösen in je 100  $\text{cm}^3$  Toluol und Abziehen im Vakuum von anhaftenden Resten Thionylchlorid befreit.

50 Das Säurechlorid wurde in 200  $\text{cm}^3$  Toluol aufgenommen und bei  $10^\circ\text{C}$  zu einer Suspension von 44 g (0,33 mol)  $\text{AlCl}_3$  in 1000  $\text{cm}^3$  Toluol getropft und 3 h auf  $80^\circ\text{C}$  erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde auf 1000 g Eis gegossen und mit konz. wässr.  $\text{HCl}$  bis pH 1 angesäuert. Die organische Phase wurde abgetrennt und die wässr. Phase 3 mal mit je 200  $\text{cm}^3$  Methylenchlorid nachextrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr.  $\text{NaHCO}_3$ - gesättigter wässr.  $\text{NaCl}$ -Lösung gewaschen und anschließend getrocknet ( $\text{MgSO}_4$ ). Nach Chromatographie an 1000 g Kieselgel (Hexan/AeOEt) wurden 27 g (33%) 28 erhalten.

55  $^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7,1 - 8,0 (m, 10H, arom. H), 2,2 - 3,3 (m, 3H,  $\text{CH}_2$  und CH), 1,1 (d, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

##### 5. 2-Methyl-7-(2-naphthyl)inden (29)

Zu einer Lösung von 27 g (100 mmol) 26 in 200  $\text{cm}^3$  THF/Methanol 2:1 wurden bei  $0^\circ\text{C}$  3,8 g (100 mmol)  $\text{NaBH}_4$  zugesetzt und 18 h bei Raumtemperatur gerührt. Die Reaktionsmischung wurde auf 100 g Eis gegossen, mit konz.

wässr. HCl bis pH 1 versetzt und mehrmals mit  $\text{Et}_2\text{O}$  extrahiert. Die vereinigten organischen Phasen wurden mit gesättigter wässr.  $\text{NaHCO}_3$ -, gesättigter wässr. NaCl-Lösung gewaschen und anschließend getrocknet ( $\text{MgSO}_4$ ).

Das Rohprodukt wurde in  $500 \text{ cm}^3$  Toluol aufgenommen, mit  $1,5 \text{ g}$  p-Toluolsulfonsäure versetzt und  $2 \text{ h}$  am Was-  
serabscheider zum Rückfluß erhitzt. Die Reaktionsmischung wurde 3mal mit  $50 \text{ cm}^3$  gesättigter wässr.  $\text{NaHCO}_3$ -Lö-  
sung gewaschen und das Lösemittel im Vakuum entfernt. Nach Filtration über  $200 \text{ g}$  Kieselgel (Hexan/Methylenchlorid)  
wurden  $18,4 \text{ g}$  ( $72\%$ ) 29 als farbloses Öl erhalten.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ):  $7,0 - 8,0$  (m, 10H, arom. H),  $6,6$  (m, 1H, CH),  $3,0$  (m, 2H,  $\text{CH}_2$ ),  $2,0$  (m, 3H,  $\text{CH}_3$ ).

## 6. Dimethylbis(2-methyl-4-(2-naphthyl)indenyl)silan (30)

Eine Lösung von  $18 \text{ g}$  (70 mmol) 29 in  $70 \text{ cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Toluol und  $4 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem THF wurden bei Raumtemperatur mit  $26 \text{ cm}^3$  (70 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und  $2 \text{ h}$  auf  $80^\circ\text{C}$  erhitzt. Anschließend wurde die gelbe Suspension auf  $0^\circ\text{C}$  gekühlt und mit  $4,5 \text{ g}$  (35 mmol) Dimethylidichlorsilan ver-  
setzt. Die Reaktionsmischung wurde noch  $1 \text{ h}$  auf  $80^\circ\text{C}$  erhitzt und anschließend mit  $50 \text{ cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$  gewaschen. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand aus Heptan bei  $-20^\circ\text{C}$  umkristallisiert. Es wurden  $10,8 \text{ g}$  (54%) 30 als farblose Kristalle erhalten.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ):  $7,0 - 8,1$  (m, 20H, arom. H),  $6,4$  (m, 2H, H-C(3)),  $4,0$  (m, 2H, H-C(1)),  $-0,1$ , (s, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ).

## 7. rac-Dimethylsilanidylbis(2-methyl-4-(2-naphthyl)indenyl)zirkoniumdichlorid (31)

Eine Lösung von  $10,5 \text{ g}$  (18 mmol) 30 in  $70 \text{ cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem  $\text{Et}_2\text{O}$  wurden unter Argon bei Raumtemperatur mit  $13,6 \text{ cm}^3$  einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und anschließend  $3 \text{ h}$  zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand mit  $50 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Hexan über eine G3-Schlenk-  
fritte filtriert mit  $50 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Hexan nachgewaschen und getrocknet (0,1 mbar, RT).

Das Dilithiosalz wurde bei  $-78^\circ\text{C}$  zu einer Suspension von  $4,2 \text{ g}$  (18 mmol) Zirkoniumtetrachlorid in  $80 \text{ cm}^3$  Methylenchlorid gegeben und im Verlauf von  $18 \text{ h}$  unter magn. Röhren auf Raumtemperatur erwärmt. Der Ansatz wurde über eine G3-Fritte filtriert und der Rückstand portionsweise mit insgesamt  $400 \text{ cm}^3$  Methylenchlorid nachextrahiert. Die vereinigten Filtrate wurden im Vakuum vom Lösemittel befreit und aus Methylenchlorid umkristallisiert. Es wurden  $3,1 \text{ g}$  (23%) der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 erhalten. Durch erneutes Umkristallisieren aus Methylenchlorid wurde der racemische Komplex in Form gelber Kristalle erhalten.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ):  $7,0 - 8,0$  (m, 22 H, arom. H),  $6,9$  (s, 2H, H-C(3)),  $2,2$  (s, 6H,  $\text{CH}_3$ ),  $1,3$  (s, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ). Massenspektrum:  $729 \text{ M}^+$ , korrektes Zerfalls muster.

## Beispiel G

### rac-Ethandiylbis(2-methyl-4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (33)

#### 1. 1,2-Bis(2-methyl-4-phenylindenyl)ethan (32)

Eine Lösung von  $50 \text{ g}$  (0,24 mol) 3 in  $500 \text{ ml}$  THF wurde unter Argon bei Raumtemperatur mit  $90 \text{ cm}^3$  (0,24 mol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und  $2 \text{ h}$  bei  $60^\circ\text{C}$  nachgeröhrt. Es wurde auf  $-78^\circ\text{C}$  abgekühlt,  $22,5 \text{ g}$  (0,12 mol) 1,2-Dibromethan zugesetzt und im Verlauf von  $18 \text{ h}$  auf Raumtemperatur erwärmt. Die Reaktions-  
mischung wurde mit  $50 \text{ cm}^3$   $\text{H}_2\text{O}$  gewaschen, das Lösemittel im Vakuum entfernt und der Rückstand an  $500 \text{ g}$  Kieselgel  
(Hexan/Methylenchlorid 9:1) chromatographiert. Es wurden  $2,5 \text{ g}$  (5%) 32 als gelbes Öl erhalten, das bei  $-20^\circ\text{C}$  langsam  
erstarnte.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ):  $7,0 - 8,1$  (m, 20H, arom. H),  $6,4$  (m, 2H, H-C(3)),  $4,0$  (m, 2H, H-C(1)),  $-0,1$ , (s, 6H,  $\text{CH}_3\text{Si}$ ).

#### 2. rac-Ethandiylbis(2-methyl-4-phenylindenyl)zirkoniumdichlorid (33)

Eine Lösung von  $2,3 \text{ g}$  (5 mmol) 32 in  $20 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem  $\text{Et}_2\text{O}$  wurde unter Argon bei Raumtemperatur mit  $4 \text{ cm}^3$  (10 mmol) einer 20%igen Lösung von Butyllithium in Toluol versetzt und  $3 \text{ h}$  zum Rückfluß erhitzt. Das Lösemittel wurde im Vakuum entfernt und der Rückstand mit  $30 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Hexan über eine G3-Schlenk-  
fritte filtriert mit  $30 \text{ ml}$   $\text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Hexan nachgewaschen und getrocknet (0,1 mbar, RT).

Das Dilithiosalz wurde bei  $-78^\circ\text{C}$  zu einer Suspension von  $1,2 \text{ g}$  (5 mmol) Zirkoniumtetrachlorid in  $30 \text{ cm}^3$  Methy-  
lenchlorid gegeben und im Verlauf von  $18 \text{ h}$  unter magn. Röhren auf Raumtemperatur erwärmt. Der Ansatz wurde über  
eine G3-Fritte filtriert und der Rückstand portionsweise mit insgesamt  $100 \text{ cm}^3$  Methylenchlorid nachextrahiert. Die  
vereinigten Filtrate wurden im Vakuum vom Lösemittel befreit und aus Methylenchlorid/Hexan umkristallisiert. Es wur-  
den  $0,5 \text{ g}$  (18%) der racemischen und der meso-Form im Verhältnis 1:1 erhalten. Durch erneutes Umkristallisieren aus

Toluol wurde der racemische Komplex in Form gelber Kristalle erhalten.

$^1\text{H-NMR}$  (100 MHz,  $\text{CDCl}_3$ ): 7.0 - 7.7 (m, 16H, arom. H), 6.6 (m, 2H, H-C(3)), 3.4-4.1 (m, 4H,  $\text{H}_2\text{C}-\text{CH}_2$ ), 2.1 (s, 6H,  $\text{CH}_3$ ). Massenspektrum: 598  $\text{M}^+$ , korrektes Zerfalls muster.

## 5 Beispiel H

$\text{Me}_2\text{Si}(2\text{-Me-4-Ph-Indenyl})_2\text{ZrMe}[\text{BPh}_4]$  (35)

### 10 1. rac-Dimethylsilanediylbis(2-Methyl-4-phenyl-indenyl)zirkoniumdimethyl (34)

0.5 g (0.8 mmol) rac-5 wurden in  $10 \text{ cm}^3 \text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem  $\text{Et}_2\text{O}$  bei  $-30^\circ\text{C}$  mit  $1 \text{ cm}^3$  einer 1.6 M (1.6 mmol) Lösung von Methylolithium in  $\text{Et}_2\text{O}$  versetzt und 1 h bei  $0^\circ\text{C}$  gerührt. Anschließend wurde das Lösemittel im Vakuum entfernt, der Rückstand in  $20 \text{ cm}^3 \text{H}_2\text{O}$ - und  $\text{O}_2$ -freiem Hexan aufgenommen und über eine G3-Fritte abfiltriert. Es wurden 0.34 g (72%) 34 erhalten. Massenspektrum: 598  $\text{M}^+$ , korrektes Zerfalls muster.

15

### 2. $\text{Me}_2\text{S}(2\text{-Me-4-Ph-Indenyl})_2\text{ZrMe}[\text{BPh}_4]$ (35)

0.2 g (0.3 mmol) 34 wurden bei  $0^\circ\text{C}$  zu 0.25 g (mmol) Tributylammoniumtetraphenylborat in  $30 \text{ cm}^3$  Toluol gegeben. Unter Röhren wurde auf  $50^\circ\text{C}$  erwärmt und die Mischung 15 Minuten bei dieser Temperatur gerührt. Für die Polymerisation wurde ein aliquoter Teil der Lösung verwendet.

## Beispiel 1

Ein trockener 16-dm<sup>3</sup>-Reaktor wurde zunächst mit Stickstoff und anschließend mit Propylen gespült und mit 10 dm<sup>3</sup> flüssigem Propylen befüllt. Dann wurden  $30 \text{ cm}^3$  toluolische Methylaluminoxanlösung zugegeben und der Ansatz bei  $30^\circ\text{C}$  15 Minuten gerührt.

Parallel dazu wurden 1.1 mg rac-5 in  $20 \text{ cm}^3$  toluolischer Methylaluminoxanlösung (27 mmol Al) gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen zur Reaktion gebracht. Die Lösung wurde dann in den Reaktor gegeben, durch Wärmefuhr auf die Polymerisationstemperatur von  $50^\circ\text{C}$  aufgeheizt ( $4^\circ\text{C}/\text{min}$ ) und das Polymerisationssystem 1 h durch Kühlung bei  $50^\circ\text{C}$  gehalten. Gestoppt wurde die Polymerisation durch Zusatz von  $20 \text{ cm}^3$  Isopropanol. Das überschüssige Monomer wurde abgegast, das Polymer im Vakuum getrocknet. Man erhielt 0.9 kg Polypropylen. Der Reaktor zeigte dünne Beläge an Innenwand und Rührer. Die Katalysatoraktivität betrug 818 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 905 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 159,4°C; II = 98.8%; mmmm = 95,4%;  $M_w$  = 1100000 g/mol;  $M_w/M_n$  = 2.5.

## 35 Beispiel 2

Die Polymerisation aus Beispiel 1 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß als Katalysator 0,9 mg rac-5 verwendet wurde und die Polymerisationstemperatur  $70^\circ\text{C}$  betrug. Man erhielt 1,4 kg Polypropylen. Der Reaktor zeigte starke Beläge an Innenwand und Rührer. Die Katalysatoraktivität betrug 1555 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 719 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 157,7°C.

## Beispiel 3

22 cm<sup>3</sup> der Suspension des "MAO auf  $\text{SiO}_2$ " (49 mmol Al) wurde unter Argon in eine G3-Schlenkflasche eingefüllt und mit einer Lösung von 4,5 mg rac-5 in  $10 \text{ cm}^3$  Toluol (7.2  $\mu\text{mol}$  Zr) versetzt.

Das Reaktionsgemisch wurde 30 Minuten bei Raumtemperatur gerührt, wobei eine spontane Farbänderung nach rot allmählich verblaßte. Anschließend wurde das Gemisch filtriert und der Feststoff 3 mal mit  $10 \text{ cm}^3$  Hexan gewaschen. Der verbleibende, hexanfeuchte Filterrückstand wurde für die Polymerisation erneut in  $20 \text{ cm}^3$  Hexan resuspendiert.

Parallel dazu wurde ein trockener 16-dm<sup>3</sup>-Reaktor zunächst mit Stickstoff und anschließend mit Propylen gespült und mit  $10 \text{ dm}^3$  flüssigem Propylen befüllt.

Dann wurden  $3 \text{ cm}^3$  Triisobutylaluminium (pur, 12 mmol) mit  $30 \text{ cm}^3$  Hexan verdünnt, in den Reaktor gegeben und der Ansatz bei  $30^\circ\text{C}$  15 Minuten gerührt.

Anschließend wurde die Katalysator-Suspension in den Reaktor gegeben, auf die Polymerisationstemperatur von  $50^\circ\text{C}$  aufgeheizt ( $4^\circ\text{C}/\text{min}$ ) und das Polymerisationssystem 1 h durch Kühlung bei  $50^\circ\text{C}$  gehalten. Gestoppt wurde die Polymerisation durch Zusatz von  $20 \text{ cm}^3$  Isopropanol. Das überschüssige Monomer wurde abgegast, das Polymer im Vakuum getrocknet.

Es resultierten 300 g Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Die Katalysatoraktivität betrug 67 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1380 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 156°C.

## Beispiel 4

Die Synthese des geträgerten Katalysatorsystems aus Beispiel 3 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß 13 cm<sup>3</sup> (29 mmol Al) der Suspension "MAO auf SiO<sub>2</sub>" und 1,8 mg rac-5 (2,9 µmol Zr) verwendet wurden.

Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Es resultierten 420 g Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Die Katalysatoraktivität betrug 233 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 787 cm<sup>3</sup>/g, Schmp. = 149,5°C.

## Beispiel 5

Die Synthese des geträgerten Katalysatorsystems aus Beispiel 3 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß 150 cm<sup>3</sup> (335 mmol Al) der Suspension "MAO auf SiO<sub>2</sub>" und 44,2 mg rac-5 (70,3 µmol Zr) verwendet und das Reaktionsgemisch 60 Minuten bei Raumtemperatur gerührt wurde. Anschließend wurde der Feststoff abfiltriert und 3 mal mit 50 cm<sup>3</sup> Hexan gewaschen. Der verbleibende, hexanechte Filterrückstand wurde am Vakuum zu einem frei liegenden, blaßrosa Pulver getrocknet. Man erhält 33,9 g geträgerten, trockenen Katalysator.

Für die Polymerisation wurden von diesem trockenen Katalysator 2,98 g (4 mg = 6,3 µmol Zr) erneut in 20 cm<sup>3</sup> Hexan resuspendiert.

Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Es resultierten 1,05 kg Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Die Katalysatoraktivität betrug 263 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 944 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 156°C.

## Beispiel 6

Ein trockener 1,5 dm<sup>3</sup>-Reaktor wurde mit N<sub>2</sub> gespült und bei 20°C mit 750 cm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnitts mit dem Siedebereich 100–120°C ("Exxsol 100/120") gefüllt. Dann wurde der Gasraum des Reaktors durch 5-maliges Aufdrücken von 8 bar Propylen und Entspannen stickstofffrei gespült. Danach wurden 3,75 cm<sup>3</sup> tolulolische Methylaluminolanlösung (10 Gew% MAO) zugegeben. Unter Röhren wurde der Reaktorinhalt innerhalb von 15 min auf 30°C aufgeheizt und durch Zugabe von Propylen bei einer Röhrgeschwindigkeit von 500 UPM der Gesamtdruck auf 8 bar eingestellt.

Parallel dazu wurden 0,1 mg rac-5 in 1,25 cm<sup>3</sup> tolulolischer Methylaluminolanlösung gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen zur vollständigen Reaktion gebracht. Dann wurde die Lösung in den Reaktor gegeben, das Polymerisationssystem auf eine Temperatur von 50°C gebracht und durch entsprechende Kühlung 1 h bei dieser Temperatur gehalten. Durch entsprechende Zufuhr von Propylen wurde der Druck während dieser Zeit bei 8 bar gehalten, danach die Reaktion durch Zugabe von 2 cm<sup>3</sup> Isopropanol gestoppt, das Polymere abfiltriert und im Vakuum getrocknet.

Man erhält 16 g Polypropylen. Der Reaktor zeigte Beläge an Innenwand und Rührer. Die Katalysatoraktivität (KZA<sub>red</sub>) betrug 20 kg PP/g Metallocen x h x bar. VZ = 833 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 159°C.

## Beispiel 7

Die Polymerisation aus Beispiel 6 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß die Polymerisationstemperatur 60°C betrug.

Man erhält 35 g Polypropylen. Der Reaktor zeigte Beläge an Innenwand und Rührer. Die Katalysatoraktivität (KZA<sub>red</sub>) betrug 44 kg PP/g Metallocen x h x bar. VZ = 484 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 159°C.

## Beispiel 8

Die Polymerisation aus Beispiel 6 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß die Polymerisationstemperatur 70°C betrug.

Man erhält 88 g Polypropylen. Der Reaktor zeigte Beläge an Innenwand und Rührer. Die Katalysatoraktivität (KZA<sub>red</sub>) betrug 110 kg PP/g Metallocen x h x bar. VZ = 414 cm<sup>3</sup>/g; Schmp. = 159°C.

## Beispiele 9-12

Es wurde verfahren wie in Beispiel 2. Vor der Füllung mit flüssigem Propylen wurde jedoch Wasserstoff zudosiert:

Beispiel	Ndm <sup>2</sup> H <sub>2</sub>	Metallocenaktivität [kgPP/gMet*h]	VZ [cm <sup>3</sup> /g]
9	1,5	1640	495

(fortgesetzt)

Beispiel	Ndm <sup>2</sup> H <sub>2</sub>	Metallocenaktivität [kgPP/gMet <sup>+</sup> h]	VZ [cm <sup>3</sup> /g]
5	10	1590	212
	11	1720	142
	12	1580	17

Die Beispiele 9-12 zeigen die gute Wasserstoffsprechbarkeit des erfungsgemäßen Metallocens. Es ist eine Molmassenregelung bis in den Wachsbereich (s. Beispiel 12) möglich.

## Beispiel 13

Es wurde verfahren wie in Beispiel 3. Vor der Zugabe des Katalysators wurde jedoch 0,2 bar Wasserstoff auf den Reaktor gedrückt, die Polymerisationstemperatur betrug 60°C. Während der Polymerisation wurde jedoch gleichmäßig Ethylen zudosiert. Insgesamt wurden 12 g Ethylen in den Reaktor gegeben. Es wurden 0,4 kg Ethylen-Propylen-Copolymer erhalten. Die Metallocenaktivität war 88 kg Copolymer/g Metallocen x h. Der Ethylengehalt im Polymeren betrug 2,4 Gew.-%, das Ethylen wurde überwiegend isoliert eingebaut. VZ = 200 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 143°C.

## Beispiel 14

Es wurde verfahren wie in Beispiel 13. Während der Polymerisation wurden jedoch insgesamt 34 g Ethylen zudosiert. Es wurden 0,38 kg Ethylen-Propylen-Copolymer mit 7 Gew.-% Ethylen erhalten. VZ = 120 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 121°C.

## Beispiel 15

Es wurde verfahren wie in Beispiel 4. Während der Polymerisation wurden jedoch 4 g Ethylen zudosiert und vor der Polymerisation 0,1 bar Wasserstoff aufgedrückt. Es wurden 0,52 kg Ethylen-Propylen-Copolymer erhalten. Die Metallocenaktivität war 286 kg Copolymer/g Metallocen x h. Der Ethylengehalt im Polymeren betrug 6,1 Gew.-%, das Ethylen wurde zu einem größeren Teil isoliert eingebaut. VZ = 150 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 116°C.

## Beispiel 16

Ein trockener 150 dm<sup>3</sup> Reaktor wurde mit Stickstoff gespült und bei 20°C mit 80 dm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100-120°C gefüllt.

Dann wurde der Gasraum durch 5maliges Aufdrücken von 2 bar Propylen und Entspannen Stickstoff-frei gespült. Nach Zugabe von 50 l flüssigem Propylen wurden 64 cm<sup>3</sup> toluolische Methylaluminoxanlösung (entsprechend 100 mmol Al) Molmasse nach kryoskopischer Bestimmung 1080 g/mol) zugegeben und der Reaktorinhalt auf 50°C aufgeheizt. Durch Zudosierung von Wasserstoff wurde ein Wasserstoffgehalt im Gasraum des Reaktors von 2,0% eingestellt und später dann während der 1. Polymerisationsstufe durch Nachdosierung konstant gehalten.

9,8 mg rac-7 wurden in 32 ml der toluolischen Methylaluminoxanlösung (entsprechend 50 mmol Al) gelöst und nach 15 Minuten in den Reaktor gegeben. Die Polymerisation erfolgte nun in einer 1. Polymerisationsstufe bei 50°C 5 h lang. Danach wurde auf 3 bar Reaktordruck abgegast und 2000 g Ethylengas zugeführt. Der Reaktordruck stieg dabei auf 8 bar an und bei 40°C wurden weitere 14 h polymerisiert, bevor die Reaktion mit CO<sub>2</sub>-Gas gestoppt wurde. Es wurden 18,6 kg Blockcopolymer erhalten, entsprechend einer Metallocenaktivität von 99,9 kg Copolymer/g Metallocen x h. VZ=230cm<sup>3</sup>/g; MFI (230/5) = 11dg/min, MFI (230/2.16) = 3,7 dg/min; Schmelzpunkt des Polymers der 1. Polym.-Stufe: 159°C, Glastemperatur des Polymers der 2. Polym.-Stufe: -38°C. Das Blockcopolymer enthält 5% Ethylen. Die Fraktionierung des Produktes ergab folgende Zusammensetzung: 69 Gew.-% Homopolymer, 31 Gew.-% Copolymer, wobei das Copolymer einen Ethylengehalt von 15 Gew.-% aufwies, die mittlere Blocklänge C<sub>2</sub> war 2,2.

## Beispiel 16 a

Es wurde verfahren wie in Beispiel 16.

3 mg rac-24 wurden in 32 ml der toluolischen Methylaluminoxanlösung (entsprechend 50 mmol Al) gelöst und nach 15 Minuten in den Reaktor gegeben. Die Polymerisation erfolgte nun in einer 1. Polymerisationsstufe bei 50°C 2,5 h lang. Danach wurde auf 3 bar Reaktordruck abgegast und 3000 g Ethylengas zugeführt. Der Reaktordruck stieg

dabei auf 8 bar an und bei 40°C wurden weitere 8 h polymerisiert, bevor die Reaktion mit CO<sub>2</sub>-Gas gestoppt wurde.

Es wurden 16,5 kg Blockcopolymer erhalten, entsprechend einer Metallocenaktivität von 524 kg Copolymer/g Metallocen x h. VZ = 480 cm<sup>3</sup>/g; MFI (230/5) = 2 dg/min, Schmelzpunkt des Polymers der 1. Polym.-Stufe: 162°C, Glastemperatur des Polymers der 2. Polym.-Stufe: -54°C. Das Blockpolymer enthält 15% Ethylen.

5

### Beispiel 17

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Verwendet wurden jedoch 12,5 mg Metallocen rac-7. Man erhielt 1,5 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 120 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1050 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 159°C.

10

### Beispiel 18

Es wurde verfahren wie in Beispiel 2. Verwendet wurden jedoch 4,1 mg Metallocen rac-7. Man erhielt 1,3 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 317 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 555 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 157°C.

15

### Vergleichsbeispiel A

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Verwendet wurden jedoch 12,5 mg rac-Phenyl(methyl)silanlyl bis(2-methyl-1-indenyl)zirkoniumchlorid. Man erhielt 1,35 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 108 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1050 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 149°C.

20

### Vergleichsbeispiel B

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Verwendet wurden jedoch 12,5 mg rac-Phenyl (methyl)silanlyl bis(1-indenyl)zirkoniumchlorid. Man erhielt 0,28 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 22,4 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 74 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 141°C.

### Beispiel 19

30

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Verwendet wurden jedoch 3,3 mg 24. Man erhielt 0,78 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 237 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1700 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 163°C, M<sub>w</sub> = 2,1\*10<sup>6</sup> g/mol, MFI 230/21,6 = 1 dg/min; M<sub>w</sub>/M<sub>n</sub> = 2,1.

35

Es wurde verfahren wie in Beispiel 2. Verwendet wurden jedoch 1,0 mg rac-24. Man erhielt 1,2 kg Polypropylen. Die Metallocenaktivität war 1200 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1100 cm<sup>3</sup>/g. Schmelzpunkt = 161°C.

### Beispiel 20

40

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1; die Polymerisationstemperatur war jedoch 40°C. Verwendet wurden 6,0 mg 17. Man erhielt 1,95 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 325 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 1320 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 162°C, M<sub>w</sub> = 1,79\*10<sup>6</sup> g/mol, M<sub>w</sub>/M<sub>n</sub> = 2,3.

45

### Vergleichsbeispiel C

Es wurde verfahren wie in Beispiel 20. Verwendet wurde jedoch das nicht erfindungsgemäße Metallocen rac-Dimethylsilanlyl bis(2-ethyl-1-indenyl)zirkoniumchlorid. Man erhielt 0,374 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 62,3 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 398 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 147°C, M<sub>w</sub> = 450.000 g/mol, M<sub>w</sub>/M<sub>n</sub> = 2,5.

50

### Beispiel 21

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Verwendet wurden jedoch 5,2 mg 31. Man erhielt 1,67 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war 321 kg PP/g Metallocen x h. VZ = 980 cm<sup>3</sup>/g. Schmelzpunkt 158°C.

55

### Beispiel 22

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1. Die Polymerisation wurde jedoch bei 30°C durchgeführt. Verwendet wurden

jedoch 3,7 mg 33. Man erhielt 0,35 kg Polypropylen, die Metallocenaktivität war  $94 \text{ kg PP/g Metallocen} \times h$ . VZ = 440 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 153°C.

### Beispiel 23

Ein trockener 16 dm<sup>3</sup> Reaktor wurde mit Propylen gespült und mit 10 dm<sup>3</sup> flüssigem Propylen gefüllt. Dann wurden 1,1 cm<sup>3</sup> des Reaktionsprodukts aus H.2 (entsprechend 7,5 mg 34) in 20 cm<sup>3</sup> Toluol gelöst und bei 30°C in den Reaktor gegeben. Der Reaktor wurde auf 50°C aufgeheizt (10°C/min) und das Polymerisationssystem 1h durch Kühlung bei dieser Temperatur gehalten. Gestoppt wurde die Polymerisation durch Zugabe von CO<sub>2</sub>-Gas. Das überschüssige Monomere wurde abgegast und das Polymer im Vakuum bei 80°C getrocknet. Man erhielt 2 45 kg Polypropylen VZ = 875 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt 160°C.

### Beispiel 24

Ein trockener 16 dm<sup>3</sup>-Reaktor wurde mit Stickstoff gespült und bei 20°C mit 10 dm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100-120°C gefüllt. Dann wurde der Gasraum des Reaktors durch 5maliges Aufdrücken von 2 bar Ethylen und Entspannen stickstofffrei gespült. Dann wurden 30 cm<sup>3</sup> toluolische Methylalumininox-Lösung (entsprechend 45 mmol Al; Molmasse nach kryoskopischer Bestimmung 700 g/mol) zugegeben. Unter Röhren wurde der Reaktorinhalt innerhalb von 15 Minuten auf 30°C aufgeheizt und durch Zugabe von Ethylen wurde bei 250 Upm Rührgeschwindigkeit der Gesamtdruck auf 5 bar eingestellt.

Parallel dazu wurden 3,2 g 12 in 20 cm<sup>3</sup> toluolische Methylalumininox-Lösung gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen voraktiviert. Dann wurde die Lösung in den Reaktor gegeben, das Polymerisationssystem wurde auf eine Temperatur von 50°C gebracht und durch entsprechende Kühlung 4 h bei dieser Temperatur gehalten. Der Gesamtdruck wurde während dieser Zeit durch entsprechende Zufuhr von Ethylen bei 5 bar gehalten.

Die Polymerisation wurde durch Zugabe von 20 ml Isopropanol gestoppt, das Polymere abfiltriert und im Vakuum getrocknet. Man erhielt 0,7 kg Polyethylen. VZ = 690 cm<sup>3</sup>/g.

### Beispiel 25

Es wurde die Vorschrift von Beispiel 24 befolgt. In Abweichung von Beispiel 23 wurde 1,8 mg rac-5 eingesetzt, das Polymerisationssystem auf 70°C gebracht und 1 h bei dieser Temperatur gehalten. Man erhielt 0,9 kg Polyethylen. VZ = 730 cm<sup>3</sup>/g.

### Beispiel 26

15g "F-MAO auf SiO<sub>2</sub>" (111 mmol Al) wurden in einem rührbaren Gefäß in 100 cm<sup>3</sup> Toluol suspendiert und auf -20°C abgekühlt. Gleichzeitig wurden 155mg (0,246 mmol) rac-5 in 75 cm<sup>3</sup> Toluol gelöst und innerhalb von 30 Minuten zur Suspension zugetropft. Es wurde langsam unter Röhren auf Raumtemperatur erwärmt, wobei die Suspension eine rote Farbe annahm. Anschließend wurde eine Stunde bei 80°C gerührt und nach dem Abkühlen auf Raumtemperatur wurde das Gemisch filtriert und der Feststoff 3 mal mit je 100cm<sup>3</sup> Toluol und 1 mal mit 100cm<sup>3</sup> Hexan gewaschen. Das Filtrat war rot. Der verbleibende, hexanfeuchte Filterrückstand wurde im Vakuum getrocknet. Man erhielt 13,2 g frei fließenden, hellroten, geträgerten Katalysator. Die Analyse ergab einen Gehalt von 3,2 mg Zirkonocen pro Gramm Katalysator.

Polymerisation: Für die Polymerisation wurden 2,08 g des Katalysators in 50 cm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100-120°C suspendiert. Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 60°C. Es wurden 1100g Polypropylen-Pulver erhalten. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Aktivität = 165 kg PP/(g Metallocen x h). VZ = 1100 cm<sup>3</sup>/g. Schmelzpunkt = 153°C; M<sub>w</sub> = 1.485.000; M<sub>w</sub>/M<sub>n</sub> = 3,2; MFI 230/5 = 0,1 dg/min; SD = 440 g/dm<sup>3</sup>.

### Beispiel 27

1,31g des Katalysators aus Beispiel 26 wurden in 50 cm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100-120°C suspendiert. Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Man erhielt 1300g Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Aktivität = 310 kg PP/(g Metallocen x h). VZ = 892 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt = 150°C, M<sub>w</sub> = 1.290.000; M<sub>w</sub>/M<sub>n</sub> = 3,0; SD = 410 g/dm<sup>3</sup>.

## Beispiel 28

Die Trägerung aus Beispiel 26 wurde wiederholt mit dem Unterschied, daß 0,845 g rac-5 gelöst in 500 cm<sup>3</sup> Toluol mit 90 g "F-MAO auf SiO<sub>2</sub><sup>n</sup> suspendiert in 500 cm<sup>3</sup> Toluol zur Reaktion gebracht wurde. Man erhielt 84 g roten, pulvriegen 5 Katalysator. Die Analyse ergab einen Gehalt von 9 mg Metallocen pro Gramm Feststoff, das rote Filtrat enthielt 13 mg Zirkonium.

Polymerisation: 1,1g des geträgerten Katalysators wurden in 50ml eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100 -120°C suspendiert. Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Man erhielt 2850 g Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer. Aktivität = 288 kg PP/(g 10 Metallocen x h); VZ = 638 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt = 150°C; MFI 230/5 = 0,5 dg/min; SD = 410 g/dm<sup>3</sup>.

## Beispiel 29

Ein mikroporöses Polypropylenpulver (AKZO) mit einer Teilchengröße kleiner 100 µm wurde durch Extraktion mit 15 Toluol in einem Soxhlet-Extraktor unter Inertbedingungen von Verunreinigungen befreit und anschließend mit 20 Gew-%iger Trimethylaluminiumlösung in Toluol gewaschen und im Vakuum getrocknet. Parallel dazu wurden 51,1mg rac-5 in 40 cm<sup>3</sup> toluolischer Methylaluminoxanlösung gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen zur vollständigen Reaktion gebracht. 16,5 g des PP-Pulvers wurden zudosiert und durch kurzzeitiges Anlegen eines Vakuums wurde das in den Poren des Trägers befindliche Gas und ein Teil des Lösungsmittels entfernt und die Katalysatorlösung vollständig 20 aufgesogen. Durch intensives Schütteln des Reaktionsgefäßes erhielt man 46 g homogenes, feinteiliges und gut fließendes rotes Pulver. 10 g des geträgerten Katalysatorpulvers wurden unter Inertbedingungen in einem Rotationsverdampfer mit Ethylen 30 Minuten vorpolymerisiert. Der Ethylenüberdruck wurde durch ein Druckregelventil konstant bei 0,1 bar gehalten, die Durchmischung des Katalysatorpulvers erfolgte durch kontinuierliche Rotation des Reaktionsgefäßes unter Kühlung auf 0°C. Es resultierten 12 g vorpolymerisierter Katalysator.

25 Polymerisation: 4,5g des geträgerten, vorpolymerisierten Katalysators wurden in 50 cm<sup>3</sup> eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100 -120°C suspendiert. Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Es resultierten 250 g Polypropylen-Pulver. Der Reaktor zeigte keine Beläge an Innenwand oder Rührer, der mittlere Teilchendurchmesser war 1000 µm. Aktivität = 59 kg PP/(g Metallocen x h); VZ = 734 cm<sup>3</sup>/g. Schmelzpunkt = 152°C; SD = 390 g/dm<sup>3</sup>.

30

## Beispiel 30

1 g des geträgerten, nicht vorpolymerisierten Katalysators aus Beispiel 29 wurden in 50 cm<sup>3</sup> n-Decan für die 35 Polymerisation suspendiert. Die Polymerisation erfolgte analog zu Beispiel 3 bei 70°C. Es resultierten 600 g Polypropylen. Der Reaktor zeigte dünne Beläge an Innenwand und Rührer, der mittlere Teilchendurchmesser war > 2000 µm. Aktivität = 540 kg PP/(g Metallocen x h); VZ = 1400 cm<sup>3</sup>/g; Schmelzpunkt = 157,7°C; SD = 290 g/dm<sup>3</sup>.

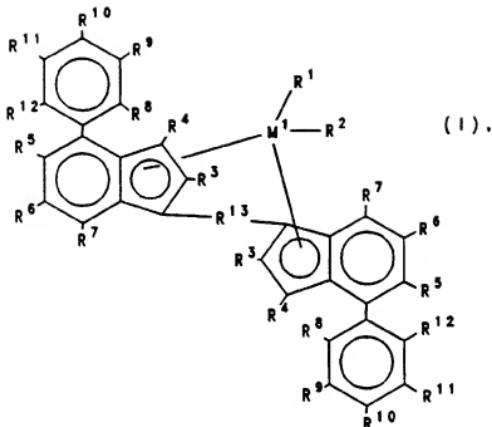
## Patentansprüche

40

## 1. Verbindung der Formel I

45

50



5

10

15

20

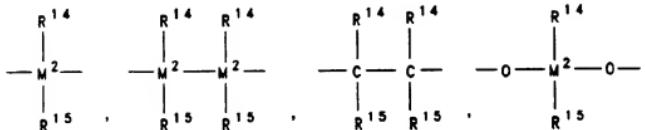
25

worin

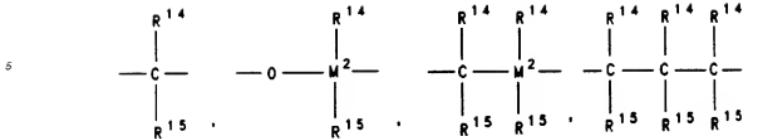
M<sup>1</sup> ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems ist,30 R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkyl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkoxy-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Aryloxy-, eine C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-Alkenyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkyl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Alkyaryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>40</sub>-Arylalkenyl-, eine OH-Gruppe oder ein Halogenatom bedeuten,35 die Reste R<sup>3</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe, einen NR<sup>16</sup><sub>2</sub>-, -SR<sup>16</sup>-, -OSiR<sup>16</sup><sub>3</sub>- oder -SiR<sup>16</sup><sub>3</sub>- oder -PR<sup>16</sup><sub>2</sub>-Rest bedeuten, worin R<sup>16</sup> ein Halogenatom, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe ist,40 R<sup>4</sup> bis R<sup>12</sup> gleich oder verschieden sind und die für R<sup>3</sup> genannten Bedeutungen besitzen, oder benachbarte Reste R<sup>4</sup> bis R<sup>12</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere aromatische oder aliphatische Ringe bilden, oder die Reste R<sup>5</sup> und R<sup>8</sup> oder R<sup>12</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen aromatischen oder aliphatischen Ring bilden,R<sup>13</sup>

45

50



55



=BR<sup>14</sup>, =AIR<sup>14</sup>, =Ge-, =O-, =S-, =SO, =SO<sub>2</sub>, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup> oder =P(O)-R<sup>14</sup> ist, wobei R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatomen, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoralkyl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoraryl-, eine C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-Alkoxy-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Fluoraryl-, eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Alkoxyl-, eine C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-Alkenyl- oder eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Alkylaryl-, eine C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-Alkylarylyl-, eine C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub>-Arylkligruppe bedeuten, oder R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere Ringe bilden

M<sup>2</sup> Silizium, Germanium oder Zinn ist

2. Verbindung der Formel I gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in der Formel I

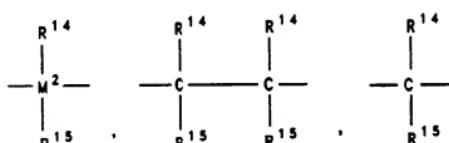
M<sup>1</sup> Zirkonium oder Hafnium ist

$B^1$  und  $B^2$  gleich sind und eine  $C_1\text{-}C_2$ -Alkylgruppe oder ein Halogenatomen bedeuten.

die Reste R<sup>3</sup> gleich sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe darstellen.

$R^4$  bis  $R^{12}$  gleich oder verschieden sind und Wasserstoff oder eine  $C_2$ - $C_4$ -Alkylgruppe bedeuten und

B13 für



steht, wobei M<sup>2</sup> Silizium oder Germanium ist und R<sup>14</sup> und R<sup>15</sup> gleich oder verschieden sind und für eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>12</sub>-Arylgruppe stehen.

3. Verbindung der Formel I gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in der Formel I

$B^4$  und  $B^7$  Wasserstoff bedeuten und

$R^5$ ,  $R^6$  und  $R^8$  bis  $R^{12}$  gleich oder verschieden sind und Wasserstoff oder eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe bedeuten.

<sup>50</sup> 4. Verbindung der Formel I gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in der Formel I

M<sup>1</sup> Zirkonium ist...

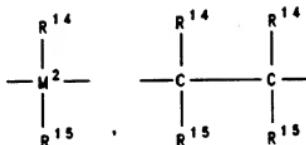
R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> gleich sind und Chlor bedeuten,

R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> und R<sup>8</sup> bis R<sup>12</sup> gleich oder verschieden sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder Wasserstoff bedeuten und

R<sup>13</sup> für

5

10



15

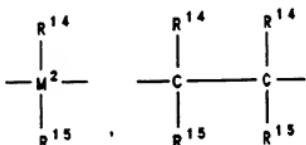
steht, wobei M² Silizium ist und R¹⁴ und R¹⁵ gleich oder verschieden sind und für eine C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylgruppe oder eine C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-Arylgruppe stehen.

20 5. Verbindung der Formel I gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß in Formel I

M¹ Zirkonium, R¹ und R² Chlor sind, die Reste R³ Methyl oder Ethyl bedeuten,  
R⁴ bis R¹² Wasserstoff bedeuten und  
R¹³ für

25

30



35

steht, wobei M² Silizium bedeutet, und  
R¹⁴ und R¹⁵ gleich oder verschieden sind und Methyl, Ethyl, n-Propyl, i-Propyl oder Phenyl bedeuten.

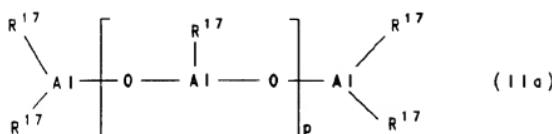
40 6. Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers durch Polymerisation oder Copolymerisation eines Olefins der Formel R<sup>a</sup>-CH=CH-R<sup>b</sup>, worin R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom oder einen Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 14 C-Atomen bedeuten, oder R<sup>a</sup> und R<sup>b</sup> mit den sie verbindenden Atomen einen oder mehrere Ringe bilden können, bei einer Temperatur von -60 bis 200°C, bei einem Druck von 0.5 bis 100 bar, in Lösung, in Suspension oder in der Gasphase, in Gegenwart eines Katalysators, welcher aus einem Metallocen als Übergangsmetallverbindung und einem Cokatalysator gebildet wird, dadurch gekennzeichnet, daß das Metallocen eine Verbindung der Formel I gemäß Anspruch 1 ist.

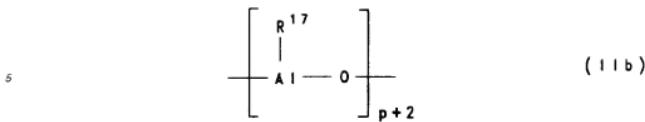
45

7. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß als Cokatalysator ein Alumininoxan der Formel IIa für den linearen Typ und/oder der Formel IIb für den cyclischen Typ

50

55





verwendet wird, wobei in den Formeln IIa und IIb die Reste R<sup>17</sup> gleich oder verschieden sind und eine C<sub>1</sub>-C<sub>6</sub>-Alkylgruppe, eine C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub>-Arylgruppe, Benzyl oder Wasserstoff bedeuten und p eine ganze Zahl von 2 bis 50 ist.

10 8. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß als Cokatalysator Methylaluminoxan verwendet wird.

15 9. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß das Metallocen der Formel I vor dem Einsatz in der Polymerisationsreaktion mit einem Aluminoxan der Formel IIa und/oder IIb voraktiviert wird.

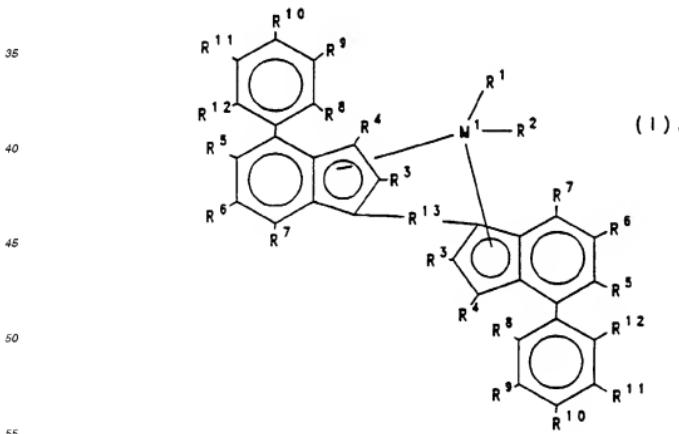
20 10. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß ein geträgerter Polymerisations-Katalysator eingesetzt wird, der das Reaktionsprodukt eines Metallocens der Formel I mit einer geträgerten Organoaluminium-Verbindung (Cokatalysator) ist.

25 11. Verfahren gemäß Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß das Trägermaterial ein Oxid des Siliziums und/oder Aluminiums ist und die Organoaluminium-Verbindung Methylaluminoxan ist.

12. Verwendung eines Metallocens der Formel II gemäß Anspruch 1 als Katalysatorkomponente bei der Polymerisation oder Copolymerisation von Olefinen.

#### Claims

30 1. A compound of the formula I



in which

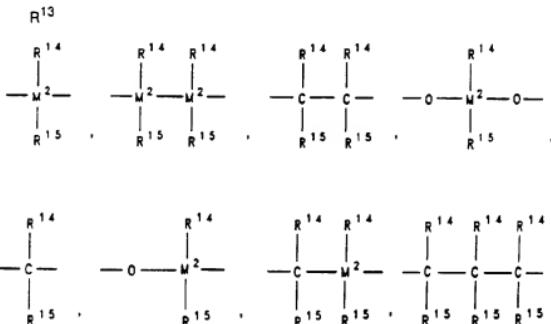
M<sup>1</sup> is a metal from group IVb, Vb or VIb of the Periodic Table,

R<sup>1</sup> and R<sup>2</sup> are identical or different and are a hydrogen atom, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkyl group, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkoxy group, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryl group, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryloxy group, a C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-alkenyl group, a C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-arylalkyl group, a C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-alkylalkyl group, a C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub>-aryalkenyl group, an OH group or a halogen atom,

the radicals R<sup>3</sup> are identical or different and are a hydrogen atom, a halogen atom, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkyl group, which may be halogenated, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryl group, an -NR<sup>16</sup><sub>2</sub>, -SR<sup>16</sup>, -OSR<sup>16</sup><sub>3</sub>, -SiR<sup>16</sup><sub>3</sub> or -PR<sup>16</sup><sub>2</sub> radical, in which R<sup>16</sup> is a halogen atom, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkyl group or a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryl group.

R<sup>4</sup> to R<sup>12</sup> are identical or different and are as defined for R<sup>3</sup>, or adjacent radicals R<sup>4</sup> to R<sup>12</sup>, together with the atoms connecting them, form one or more aromatic or aliphatic rings, or the radicals R<sup>6</sup> and R<sup>8</sup> or R<sup>12</sup>, together with the atoms connecting them, form an aromatic or aliphatic ring.

R<sup>13</sup> is



=BR<sup>14</sup>, =AlR<sup>14</sup>, =Ge-, =O-, =S-, =SO-, =SO<sub>2</sub>, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup> or =P(O)R<sup>14</sup>, where R<sup>14</sup> and R<sup>15</sup> are identical or different and are a hydrogen atom, a halogen atom, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkyl group, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-fluoroalkyl group, a C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>-alkoxy group, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryl group, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-fluoroaryl group, a C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>-aryloxy group, a C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>-alkenyl group, a C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-arylalkyl group, a C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>-alkylaryl group or a C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub>-aryalkenyl group, or R<sup>14</sup> and R<sup>15</sup>, in each case together with the atoms connecting them, form one or more rings, and

M<sup>2</sup> is silicon, germanium or tin.

2. A compound of the formula I as claimed in claim 1, wherein, in the formula I,

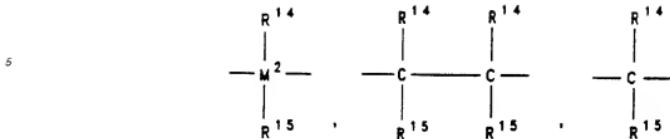
M<sup>1</sup> is zirconium or hafnium,

R<sup>1</sup> and R<sup>2</sup> are identical and are a C<sub>1</sub>-C<sub>3</sub>-alkyl group or a halogen atom,

the radicals R<sup>3</sup> are identical and are a C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-alkyl group,

R<sup>4</sup> to R<sup>12</sup> are identical or different and are hydrogen or a C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-alkyl group, and

R<sup>13</sup> is



where  $M^2$  is silicon or germanium and  $R^{14}$  and  $R^{15}$  are identical or different and are a  $C_1$ - $C_4$ -alkyl group or a  $C_6$ - $C_{10}$ -aryl group.

15 3. A compound of the formula I as claimed in claim 1, wherein, in the formula I,

$R^4$  and  $R^7$  are hydrogen, and

20  $R^5$ ,  $R^6$  and  $R^8$  to  $R^{12}$  are identical or different and are hydrogen or a  $C_1$ - $C_4$ -alkyl group.

4. A compound of the formula I as claimed in claim 1, wherein, in the formula I,

25  $M^1$  is zirconium,

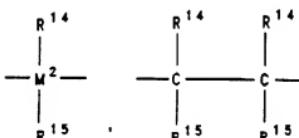
30  $R^1$  and  $R^2$  are identical and are chlorine,

the radicals  $R^3$  are identical and are a  $C_1$ - $C_4$ -alkyl group,

35  $R^4$  and  $R^7$  are hydrogen,

40  $R^5$ ,  $R^6$  and  $R^8$  to  $R^{12}$  are identical or different and are a  $C_1$ - $C_4$ -alkyl group or hydrogen, and

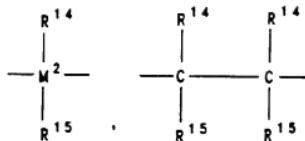
45  $R^{13}$  is



45 where  $M^2$  is silicon and  $R^{14}$  and  $R^{15}$  are identical or different and are a  $C_1$ - $C_4$ -alkyl group or a  $C_6$ - $C_{10}$ -aryl group.

50 5. A compound of the formula I as claimed in one or more of claims 1 to 4, wherein, in the formula I,  $M^1$  is zirconium,  $R^1$  and  $R^2$  are chlorine, the radicals  $R^3$  are methyl or ethyl,  $R^4$  to  $R^{12}$  are hydrogen, and

55  $R^{13}$  is



10

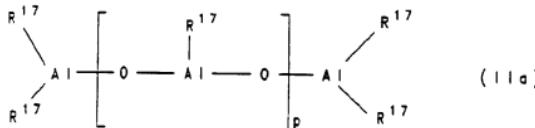
where  $M^2$  is silicon, and

$R^{14}$  and  $R^{15}$  are identical or different and are methyl, ethyl, n-propyl, i-propyl or phenyl.

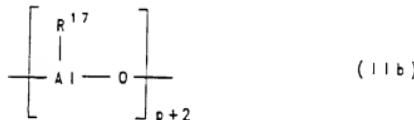
15 6. A process for the preparation of an olefin polymer by polymerization or copolymerization of an olefin of the formula  $R^a-CH=CH-R^b$ , in which  $R^a$  and  $R^b$  are identical or different and are a hydrogen atom or a hydrocarbon radical having 1 to 14 carbon atoms, or  $R^a$  and  $R^b$ , together with the atoms connecting them, can form one or more rings, at a temperature of from -60 to 200°C, at a pressure of 0.5 to 100 bar, in solution, in suspension or in the gas phase, in the presence of a catalyst formed from a metallocene as transition-metal compound and a cocatalyst, wherein the metallocene is a compound of the formula I as claimed in claim 1.

20 7. The process as claimed in claim 6, wherein the cocatalyst used is an aluminoxane of the formula IIa for the linear type and/or of the formula IIb for the cyclic type

25



35



where, in the formulae IIa and IIb, the radicals  $R^{17}$  are identical or different and are a  $C_1-C_6$ -alkyl group, a  $C_6-C_{18}$ -aryl group, benzyl or hydrogen, and  $p$  is an integer from 2 to 50.

45 8. The process as claimed in claim 6, wherein the cocatalyst used is methylaluminoxane.

9. The process as claimed in claim 6, wherein the metallocene of the formula I is preactivated by means of an aluminoxane of the formula IIa and/or IIb before use in the polymerization reaction.

50 10. The process as claimed in claim 6, wherein a supported polymerization catalyst is employed which is the product of the reaction of a metallocene of the formula I with a supported organoaluminum compound (cocatalyst).

11. The process as claimed in claim 10, wherein the support material is an oxide of silicon and/or of aluminum, and the organoaluminum compound is methylaluminoxane.

55 12. The use of a metallocene of the formula I as claimed in claim 1 as a catalyst component in the polymerization or copolymerization of olefins.

## Revendications

1. Composé de formule I :

5

10

15

20

25

30

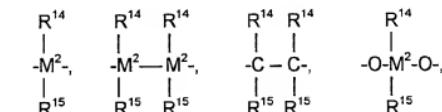
dans laquelle :

laquelle :

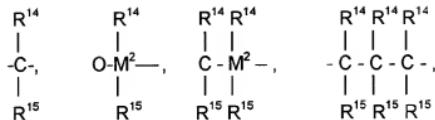
M<sup>1</sup> est un métal du groupe IVB, VB ou VIB du Tableau Périodique.  
 R<sup>1</sup> et R<sup>2</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un atome d'hydrogène, un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, un groupe alkoxy en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, aryloxy en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, alcényle en C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>, arylalkyle en C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>, alkylaryle en C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>, arylalcényle en C<sub>6</sub>-C<sub>40</sub>, un groupe OH ou un atome d'halogène,  
 les radicaux R<sup>3</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un atome d'hydrogène, un atome d'halogène, un groupe alkyl en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, pouvant être halogéné, un groupe aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, un radical -NR<sup>16</sup><sub>2</sub>, -SR<sup>16</sup>, -OSIR<sup>16</sup><sub>3</sub> ou SIR<sup>16</sup><sub>3</sub> ou -PR<sup>16</sup><sub>2</sub>, où R<sup>16</sup> est un atome d'halogène, un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, ou un groupe aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>.  
 R<sup>4</sup> à R<sup>12</sup> sont identiques ou différents et ont les significations données pour R<sup>3</sup>, ou encore des radicaux R<sup>4</sup> à R<sup>12</sup> voisins forment avec les atomes qui les relient un ou plusieurs noyaux aromatiques ou aliphaticques, ou encore les radicaux R<sup>5</sup> et R<sup>6</sup> ou R<sup>12</sup> forment avec les atomes qui les relient un noyau aromatique ou aliphaticque, R<sup>13</sup> est :

45

50



55

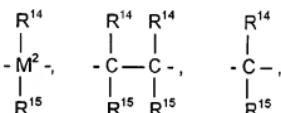


=BR<sup>14</sup>, =AIR<sup>14</sup>, -Ge-, -O-, -S-, =SO, =SO<sub>2</sub>, =NR<sup>14</sup>, =CO, =PR<sup>14</sup> ou =P(O)R<sup>14</sup>, où :

R<sup>14</sup> et R<sup>15</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un atome d'hydrogène, un atome d'halogène, un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, fluoralkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, alcoxy en C<sub>1</sub>-C<sub>10</sub>, aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, fluoraryl en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, aryloxy en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>, alcényle en C<sub>2</sub>-C<sub>10</sub>, alkylalcényle en C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>, alkylaryle en C<sub>7</sub>-C<sub>40</sub>, arylalcényle en C<sub>8</sub>-C<sub>40</sub>, ou encore R<sup>14</sup> et R<sup>15</sup>, avec les atomes qui les relient, forment un ou plusieurs noyaux, et M<sup>2</sup> est le silicium, le germanium ou l'étain.

2. Composé de formule I selon la revendication 1, caractérisé en ce que, dans la formule I :

M<sup>1</sup> est le zirconium ou le hafnium,  
 R<sup>1</sup> et R<sup>2</sup> sont identiques et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>3</sub>, ou un atome d'halogène,  
 les radicaux R<sup>3</sup> sont identiques et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>,  
 R<sup>4</sup> et R<sup>12</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un hydrogène ou un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>.  
 R<sup>13</sup> est :



ou

35 M<sup>2</sup> est le silicium ou le germanium, et R<sup>14</sup> et R<sup>15</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>, ou un groupe aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>.

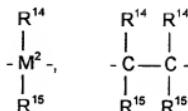
3. Composé de formule I selon la revendication 1, caractérisé en ce que, dans la formule I,

40 R<sup>4</sup> et R<sup>7</sup> sont des atomes d'hydrogène, et  
 R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> et R<sup>8</sup> à R<sup>12</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un atome d'hydrogène ou un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>.

4. Composé de formule I selon la revendication 1, caractérisé en ce que, dans la formule I :

M<sup>1</sup> est le zirconium,  
 R<sup>1</sup> et R<sup>2</sup> sont identiques et représentent chacun le chlore,  
 les radicaux R<sup>3</sup> sont identiques et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>,  
 R<sup>4</sup> et R<sup>7</sup> sont des atomes d'hydrogène,  
 R<sup>5</sup>, R<sup>6</sup> et R<sup>8</sup> à R<sup>12</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub> ou un atome d'hydrogène, et  
 R<sup>13</sup> est :

5



où :  
 10 M<sup>2</sup> est le silicium, et R<sup>14</sup> et R<sup>15</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un groupe alkyle en C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>, ou un groupe aryle en C<sub>6</sub>-C<sub>10</sub>.

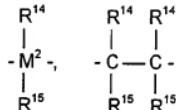
5. Composé de formule I selon l'une ou plusieurs des revendications 1 à 4, caractérisé en ce que, dans la formule I :

15 M<sup>1</sup> est le zirconium,

R<sup>1</sup> et R<sup>2</sup> sont des atomes de chlore,

les radicaux R<sup>3</sup> sont des groupes méthyle ou éthyle R<sup>4</sup> et R<sup>12</sup> sont des atomes d'hydrogène, et  
 R<sup>13</sup> est :

20



25

où :

30 M<sup>2</sup> est le silicium, et

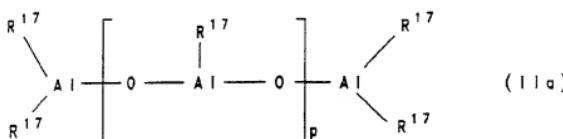
R<sup>14</sup> et R<sup>15</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun le groupe méthyle, éthyle, n-propyle, isopropyle ou phényle.

35 6. Procédé de préparation d'un polymère oléfinique par polymérisation ou copolymérisation d'une oléfine de formule R<sup>a</sup>-CH=CH-R<sup>b</sup>, où R<sup>a</sup> et R<sup>b</sup> sont identiques ou différents et représentent chacun un atome d'hydrogène ou un radical hydrocarboné ayant de 1 à 14 atomes de carbone, ou bien R<sup>a</sup> et R<sup>b</sup>, avec les atomes qui les relient, peuvent former un ou plusieurs noyaux, à une température de -60 à 200°C, sous une pression de 0,5 à 100 bar, en solution, en suspension ou en phase gazeuse, en présence d'un catalyseur qui est formé à partir d'un métallocène servant de composé d'un métal de transition et d'un cocatalyseur, caractérisé en ce que le métallocène est un composé de formule I selon la revendication 1.

40 7. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on utilise comme co-catalyseur un aluminoxane de formule IIa pour le type linéaire et/ou de formule IIb pour le type cyclique :

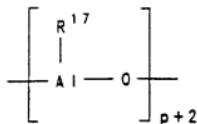
45

50



55

5



( I I b )

10

où : dans les formules IIa et IIb, les radicaux  $R^{17}$  sont identiques ou différents et représentent chacun un groupe alkyle en  $C_1-C_6$ , un groupe aryle en  $C_6-C_{18}$ , benzyle ou un hydrogène, et  $p$  est un nombre entier de 2 à 50.

- 15 8. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on utilise du méthylaluminoxane en tant que co-catalyseur.
9. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce que le métallocène de formule I est, avant utilisation dans la réaction de polymérisation, préactivé avec un aluminoxane de formule IIa/IIb.
10. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on utilise un catalyseur supporté de polymérisation, qui est le produit de la réaction d'un métallocène de formule I avec un composé organoaluminié supporté (co-catalyseur).
11. Procédé selon la revendication 10, caractérisé en ce que le matériau support est un oxyde de silicium et/ou d'aluminium, et que le composé organoaluminié est le méthylaluminoxane.
- 25 12. Utilisation d'un métallocène de formule I selon la revendication 1 en tant que constituant catalyseur lors de la polymérisation ou de la copolymérisation d'oléfines.

30

35

40

45

50